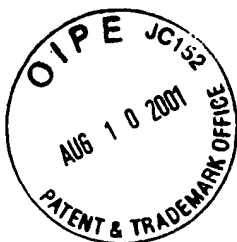


NAK-007



1732

PATENT

IN THE UNITED STATES PATENT AND TRADEMARK OFFICE

In re the application of:

Eiichi SUGIHARA, et al.

Serial No. 09/885,053

Filed: June 21, 2001

For: PROCESS FOR INJECTION FOAMING AND MACHINE AND  
COMPOSITION THEREFORE

The Honorable Commissioner of  
Patents and Trademarks  
Washington, D.C. 20231

August 8, 2001

REQUEST FOR PRIORITY UNDER 35 USC §119

Sir:

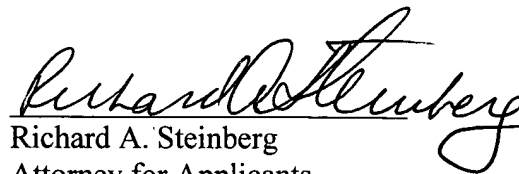
Applicants are enclosing herewith the following certified priority document for  
use in claiming the priority of the same under the provisions of 35 USC §119:

Japanese Application No. 2000-187298 filed June 22, 2000.

Applicants hereby claim priority of the above.

Respectfully submitted,

by



Richard A. Steinberg  
Attorney for Applicants  
Reg. No. 26,588

SHERMAN & SHALLOWAY  
P.O. Box 788  
Alexandria, Virginia 22313  
(703) 549-2282

#3/W  
82501

11700 MAIL ROOM

AUG 23 2001

RECEIVED



日本国特許庁  
JAPAN PATENT OFFICE

別紙添付の書類に記載されている事項は下記の出願書類に記載されている事項と同一であることを証明する。

This is to certify that the annexed is a true copy of the following application as filed with this Office

出願年月日

Date of Application:

2000年 6月22日

出願番号

Application Number:

特願2000-187298

出願人

Applicant(s):

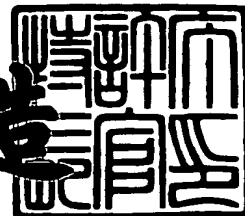
三井化学株式会社

RECEIVED  
AUG 23 2001  
FC 1700 MAIL ROOM

2001年 6月 5日

特許庁長官  
Commissioner,  
Japan Patent Office

及川耕造



出証番号 出証特2001-3052818

【書類名】 特許願  
【整理番号】 C02165M315  
【あて先】 特許庁長官 殿  
【発明者】

【住所又は居所】 神奈川県横浜市栄区笠間町 1 1 9 0 番地 三井化学株式会社内

【氏名】 杉原 永一

【発明者】  
【住所又は居所】 神奈川県横浜市栄区笠間町 1 1 9 0 番地 三井化学株式会社内

【氏名】 江里口 真男

【発明者】  
【住所又は居所】 千葉県市原市千種海岸 3 番地 三井化学株式会社内  
【氏名】 三隅 正毅

【特許出願人】  
【識別番号】 000005887  
【氏名又は名称】 三井化学株式会社

【代理人】  
【識別番号】 100075524  
【弁理士】  
【氏名又は名称】 中嶋 重光

【選任した代理人】  
【識別番号】 100070493  
【弁理士】  
【氏名又は名称】 山口 和

【手数料の表示】  
【予納台帳番号】 059846  
【納付金額】 21,000円

【提出物件の目録】

【物件名】 明細書 1

【物件名】 図面 1

【物件名】 要約書 1

【包括委任状番号】 9807060

【プルーフの要否】 要

【書類名】 明細書

【発明の名称】 射出発泡成形方法及びそれに適した樹脂組成物

【特許請求の範囲】

【請求項 1】 二段圧縮スクリューを有する射出成形機を用いて、シリンダー途中から物理発泡剤を供給する熱可塑性樹脂の射出発泡成形において、

(1) 物理発泡剤を、貯蔵タンクから貯蔵圧力よりも低い圧力で、射出成形機シリンダー内との圧力差により供給すること、

(2) 該物理発泡剤の供給を、スクリューを射出方向へ最も前進させた時の、射出方向にスクリューの二段目の開始点からスクリュー外径の 9 倍の長さまでの範囲で行うこと、および

(3) 射出成形機の金型のキャビティー内をほぼ大気圧にし、射出充填後、キャビティー内の容積を膨張させ発泡体を得ることを特徴とする射出発泡成形方法。

【請求項 2】 射出充填後、発泡体を得る方法として、金型内の金属板を後退させることによりキャビティー内の容積を膨張させることを特徴とする請求項 1 に記載の射出発泡成形方法。

【請求項 3】 前期射出成形機の二段圧縮スクリューの、第 1 段目の最後の溝の深さ  $L_1$  と二段目の最初の溝の深さ  $L_2$  の比  $L_2 / L_1$  が、1.2～6 の範囲にあることを特徴とする請求項 1～2 のいずれかに記載の射出発泡成形方法

【請求項 4】 物理発泡剤が貯蔵圧力より 80%以下に減圧され、かつ気体又は超臨界状態であることを特徴とする請求項 1～3 項のいずれかに記載の射出発泡成形方法。

【請求項 5】 射出成形機への物理発泡剤注入部に樹脂逆止弁を設けることを特徴とする請求項 1～4 に記載の射出発泡成形方法。

【請求項 6】 物理発泡剤が二酸化炭素、窒素、アルゴンのいずれかであることを特徴とする請求の範囲第 1 項～第 5 項のいずれかに記載の射出発泡成形方法

【請求項 7】 熱可塑性樹脂に、発泡核剤として平均粒径 0.5～10  $\mu\text{m}$  の無機フィラーを該樹脂に対して 0.1～5 wt%、及び／又は、化学発泡剤またはその分解物を、未分解物に換算して 0.01～1 wt%含ませた、請求項 1～7 の

いずれかに記載の射出発泡成形方法に使用する樹脂組成物。

【請求項 8】 前期無機フィラーがタルク、シリカ、炭酸カルシウム、硫酸バリウムのいずれかであることを特徴とする請求項 7 に記載の樹脂組成物。

【請求項 9】 化学発泡剤がポリカルボン酸と炭酸水素塩の 0. 1 : 0. 9 ~ 0. 9 ~ 0. 1 の混合物またはその分解物であることを特徴とする請求の範囲第 7 項記載の樹脂組成物。

【請求項 1 0】 化学発泡剤がクエン酸と炭酸水素ナトリウムの 0. 1 : 0. 9 ~ 0. 9 ~ 0. 1 の混合物またはその分解物であることを特徴とする請求項 7 または 9 に記載の樹脂組成物。

【請求項 1 1】 熱可塑性樹脂がポリオレフィンであることを特徴とする請求項 7 ~ 8 に記載の樹脂組成物。

【請求項 1 2】 前期熱可塑性樹脂として、請求項 7 ~ 1 1 のいずれかに記載の樹脂組成物を用いることを特徴とする請求項 1 ~ 6 のいずれかに記載の射出発泡成形方法。

【請求項 1 3】 請求項 7 ~ 1 1 のいずれかに記載の樹脂組成物を用いて、射出成形機の金型のキャビティ容積を計量樹脂量よりも低くし、物理発泡剤と混合した溶融樹脂を射出しながらキャビティー容積を広げて充填することを特徴とする射出発泡成形方法。

【発明の詳細な説明】

【 0 0 0 1 】

【発明の属する技術分野】

本発明は、物理発泡剤を射出成形機に注入し、溶融した熱可塑性樹脂と混合し、射出発泡成形する方法に関する。更に詳しくは、昇圧ポンプ等の装置を用いることなく、物理発泡剤を貯蔵圧より低い圧で射出成形機のシリンダーに注入し、溶融樹脂と混合し、射出にあたり金型内のキャビティーの容積を膨張させることにより発泡体を得る方法、並びにそれに適した樹脂組成物に関する。

【 0 0 0 2 】

【従来の技術】

熱可塑性樹脂を用いた射出成形方法において、材料削減、軽量化等を目的とし

て発泡を行うことが従来から検討されてきた。簡易に射出発泡成形を行う方法として、材料の熱可塑性樹脂に、熱分解型の化学発泡剤、例えばアゾジカルボン酸アミド、オキシビスベンゼンスルホニルヒドラジド、アゾビスイソブチロニトリル、ジニトロソペンタメチレンテトラミン、パラトルエンスルホニルヒドラジド、クエン酸二水素ナトリウムなどを直接ペレットにまぶして、または未分解状態でペレット状に押出したマスターバッチとして製造し、熱可塑性樹脂に適量添加し使用されている。

#### 【0003】

この様な化学発泡材は、手軽に入手可能で通常のインライン型射出成形機で使用可能であることから、射出発泡成形では広く用いられてきた。しかし、化学発泡剤をペレットにまぶす場合、熱可塑性樹脂に1～5wt%もの添加量が必要であり、成形機のホッパーの中で、粉状の発泡剤とペレットが分離し、発泡ムラの原因となることもあった。また、マスターバッチを製造する場合、多くの場合、押出機で熔融樹脂と混練しペレット状にするため、押出機内の熱により化学発泡剤の一部が分解し、射出発泡成形時に発生するガス量の効率が悪かった。そのため、発泡剤が分解しない温度でペレット化する提案もなされている(例えばEP 605, 231)。

#### 【0004】

一般に汎用の熱可塑性樹脂に対して、化学発泡剤は、数倍の価格であり、材料費の高騰原因であった。また、化学発泡剤の中には、有害な一酸化炭素等を発生するものもある。さらに、化学発泡剤の分解残査が射出成形機のシリンダー内に長期間滞留し、それが不定期的に成形品表面に現れ、外観を損なうこともあった。化学発泡剤は、汎用の樹脂に比べると遙かに高価であり、製造コストの増加を招いている。

#### 【0005】

化学発泡剤に対して、フレオン、プロパン、ブタン、ペンタン、窒素ガス、二酸化炭素等を発泡剤として用いる物理発泡も提案されている。特に、ポリスチレンペーパー等の押出製造方法には、これら物理発泡剤を使用した押出發泡は広く、更に改良も検討されている。この種の方法では、押出機に樹脂を溶融させた後

、押出機シリンダーの途中より孔を設け、シリンダー内に物理発泡剤を圧入し、その後、スクリーにより、溶融樹脂と物理発泡剤を混合し、ダイス等より大気圧下に押し出し、発泡シート、異形発泡体を得る（例えば、特開平 7 - 1 6 4 5 0、特開平 8 - 8 1 5 9 0 など）。押出発泡成形の場合、原料樹脂の供給量と物理発泡剤の供給量を一定比率に保つことで、安定した寸法および発泡倍率の製品が得られる。

## 【 0 0 0 6 】

一方、通常の射出成形に用いられるインライン型射出成形の場合、シリンダーの中をスクリーが前後に移動し、樹脂を可塑化・計量して射出するため、シリンダーに孔を設け、物理発泡剤を注入しても、注入孔の位置とスクリーの位置関係は押出成形機のように常に一定の位置関係にはないため、スクリーの位置によっては、物理発泡剤が注入出来ない場合が生じる。また、金型の作動工程として、保圧、金型冷却、製品取り出し時に、スクリー側は、樹脂の計量を完了した後、しばらくの間スクリーは停止した状態になり、物理発泡剤の注入を連動して停止する必要がある。さらに、射出時は、非常に高圧・高速で樹脂を射出するため、物理発泡剤の注入も難しい。従って、射出成形機への物理発泡剤の安定供給は、押出成形に比べ遙かに難しかった。

## 【 0 0 0 7 】

一方、射出発泡製品の提案も行われている。特開平 3 - 1 2 3 5 9 4 では、射出成形機のシリンダー部より窒素ガスなどを注入し、熱可塑性樹脂と混合し、金型内に射出して得た発泡製品が提案されている。本願には、製造方法についての開示は記載がない。

## 【 0 0 0 8 】

射出成形機へ間欠的に物理発泡剤と樹脂の混合物を供給し射出発泡製品を得る方法も提案されている。例えば、特公昭 4 6 - 2 1 8 4 では、製品を樹脂への発泡剤の混合をニーダーなどで行った後、射出成形機にこの混合物を射出成形機に送り射出成形する方法が提案されている。また、特開平 6 - 4 1 3 4 4 では、押出機を用いて、物理発泡剤と熱可塑性樹脂を混合後、金型内に直接注入する方法が提案されている。これら 2 方法では、物理発泡剤を混合した樹脂を射出成形機



に輸送する時に物理発泡剤が揮発し難いように、物理発泡剤として有機溶剤を使用する。射出成形機は、樹脂を可塑化するために電氣的なヒーターを有しており、有機溶剤を使用する場合、防爆設備への改造が必要であった。また、押出機より、直接金型内に注入する場合、押出機からは、連続して熔融樹脂が供給されるので、製品取り出し時に樹脂が発泡しながら系外に廃棄されるため、成形された製品に廃棄樹脂が付着する恐れがあり不良品の発生率が高い。

## 【 0 0 0 9 】

超臨界状態の物理発泡剤を、樹脂に含浸させた後、発泡させる方法が提案されている。この技術は、マイクロセルラー発泡技術として、米国マサチューセッツ工科大学のDr.Sunにより提案されている(米国特許 5, 1 5 8, 9 8 6 (日本国特許 2 6 2 5 5 7 6 号)、米国特許 4, 4 7 3, 6 6 5 など)。このマイクロセルラー発泡技術は、発泡体のセル径を破壊の起点となる大きさより小さくすることで発泡製品であっても耐衝撃強さが維持可能、又はそれ以上の耐衝撃強さ、剛性を有するために平均セル径が  $25\ \mu\text{m}$  以下の様なものを示している。

## 【 0 0 1 0 】

この様な超臨界状態の発泡剤を取り扱う成形方法の提案により、射出発泡成形方法に、超臨界物理発泡剤の注入方法と成形方法の改良が提案されている。

例えば、米国特許 4, 4 7 3, 6 6 5 では、使用する物理発泡剤の溶解圧力以上の圧力に保持した金型キャビティー内に、物理発泡剤を超臨界状態で溶解させ熔融樹脂を射出し、型内の壁を後退(コアバック)させることによりキャビティー容積を拡大させ、圧力と温度を下げ発泡剤が過飽和な状況を作り出すことにより、マイクロセルラー発泡体を得る。

## 【 0 0 1 1 】

また、米国特許 5, 3 3 4, 3 5 6 では、物理発泡剤の超臨界温度・圧力以上に保たれたシリンダー内に物理発泡剤を注入し、スクリュウの発泡剤注入孔より射出方向前方に凸状のピンが設けられ、更にスクリュウの前方には取り付けられたスタテックミキサーにより物理発泡剤は、機械的に細かく熔融樹脂に分散する方法が提案されている。スタテックミキサーで十分に混合した後、加熱チャンバーにて物理発泡剤が過飽和状態になるように加熱し、金型内のキャビティーに射出

する。キャビティー内は、発泡剤の気化を押さえるために加圧（カウンタープレッシャー）されており、金型内のキャビティーを膨張させることでマイクロセルラー発泡体を得る。

#### 【0012】

これらマイクロセルラー発泡体を得る射出成形方法では、溶融樹脂に物理発泡剤を飽和させた後、過飽和で不安定状態になるように操作し、発泡剤が気化しない様に加圧された（カウンタープレッシャー）キャビティー内に射出し、キャビティー内の容積を膨張（コアバック）させマイクロセルラー発泡体を得ることが特徴である。

#### 【0013】

そのため、第一に、飽和状態になる様に多量の物理発泡剤を溶融樹脂に溶解させる必要があり、射出成形機シリンダー内で超臨界状態になる様に高圧で供給され、場合によっては物理発泡剤を加温する。

#### 【0014】

第二に物理発泡剤の溶融樹脂への分散を高めるため、注入孔以降は、溶融樹脂を前方に輸送する機能を有する溝、羽はなく、攪拌ピン、スタテックミキサーなどが推奨されている。

#### 【0015】

また、第三に物理発泡剤を過飽和状態にするため、射出成形機先端に加熱チャンバーなどが存在する。そのため、注入孔より射出方向前方の樹脂圧は、10～30MPa近くまで高くなり、物理発泡剤は、その樹脂圧に打ち勝つ圧力で注入する必要があり、必然的に昇圧ポンプなどを必要とし設備が複雑で高価になる。

#### 【0016】

また、スクリュウの移動に対応して、シリンダーへ設けられた物理発泡剤注入孔を開閉し、且つ昇圧ポンプの動きも制御するシステムが必要であり、多数のセンサーと情報処理のためのコンピューターも必要となる。さらに、その様なシステムを有しても、樹脂種類、成形条件、発泡倍率などの変更に対応可能なシステムを構築すると更に複雑で高価なシステムとなる。一方、金型内のキャビティーを加圧する場合（カウンタープレッシャー）、金型の金属面同士を密着させ

て、高圧のガスを漏れない様にシールすることは非常に大きな圧力で押す必要があり、通常の射出成形機の型締め力はその様な力を出す設計にはない。また、その様な圧力では金型が変形し、工業的な生産には使用出来ない。

## 【0017】

そのため、通常はゴムなどのパッキンによりガスの密封度を保つことが考えられるが、射出成形用の金型は、加温されるため、使用中に金型金属とパッキン素材の膨張係数の違いから、パッキンが膨張しすぎて外れたりし、密閉性が損なわれることがある。また、金型の繰り返し閉開により除々に摩耗し、多量の製品生産は難しかった。

## 【0018】

特に、カウンタープレッシャー可能であり且つ、コアバックさせるためには、コアバックさせる金属板を支える軸棒側面と周りの金型との隙間を高圧ガスが漏れず、且つ、可動可能な様にパッキンでシールする必要がある。パッキンは強い圧力を受けたまま金型金属部分と擦れ合い、摩耗するため、パッキンの取り替えが頻繁に必要なになる。

## 【0019】

更に、キャビティー内の気密性を高めカウンタープレッシャーを行うためには、金型を構成する金属板の隙間もシールする必要がある。そのため、射出時カウンタープレッシャー用のガスが樹脂に押され、キャビティーの端に追いやられても、キャビティーから抜けず、ガス溜まりを発生する。ガス溜まりが発生すると製品の端にへこんだ部分が発生し製品外観を低下させる。

## 【0020】

また、特開平11-34129、特開平11-34130、WO98/31521では、前記した技術をさらに具体化した提案がある。シリンダー内に物理発泡剤を高圧にして注入する場合、スクリュースクリューとシリンダーの隙間から漏れたり、逆流する恐れがあるが、特開平11-34129、特開平11-34130では、物理発泡剤の漏れ、逆流を生じないように特殊なデザインのスクリュースクリューを有する射出発泡成形機を提案している。また、WO98/31521でもインラインスクリュースクリューを有する射出成形機のシリンダーの途中から物理発泡剤を超臨界状態で

注入する提案がされている。

【0021】

しかしながら、特開平11-34129、特開平11-34130、WO98/31521でも、上記方法と同じく、インライン型射出成形機のシリンダーの途中から物理発泡剤を注入しており、射出成形機シリンダー内で超臨界状態になるように高圧で供給され、物理発泡剤の溶融樹脂への分散を高めるため、注入孔以降は、溶融樹脂を前方に輸送する機能を有する溝、羽はなく、攪拌ピンが用いられている。高圧で物理発泡剤を注入するには、昇圧ポンプが必要である。

【0022】

また、注入圧力が低いと、物理発泡剤は、気体状態となり、密度が急激に低下し、ポンプを用いても圧縮しやすいために定量性に劣る。特開平11-34129、特開平11-34130、WO98/31521などで提案されているスクリー形状では、気体状などの低圧で圧入すると、シリンダー内の樹脂圧に負けて物理発泡剤の注入は難しい。また、スクリーの移動に対応して、シリンダーへ設けられた物理発泡剤注入孔を開閉し、かつ昇圧ポンプの動きも制御するシステムが必要になり、複雑で高価な設備が必要となることは前に述べたが、特開平11-34129、特開平11-34130、WO98/31521では、複雑ではあるがそのような装置の利用を提案している。

【0023】

物理発泡剤の注入がスクリーの動きと無関係に行える提案として、特開平8-258096では、スクリーの軸方向に設けた穴から物理発泡剤を通し、スクリー先端から物理発泡剤を注入し、溶融樹脂と混合することを提案している。物理発泡剤注入ラインへ溶融樹脂が逆流することを防止するため、発泡剤注入口に通気性の焼結金属などを用いている。しかし、焼結金属を通じての物理発泡剤注入の場合、物理発泡剤が焼結金属を通過する過程で圧力損失が発生するため、前記特開平11-34129、特開平11-34130、WO98/31521などよりも更に高圧で物理発泡剤を注入する必要がある。また、金属焼結板の表面に溶融樹脂に含まれるフィラー、顔料などが付着すると溶融樹脂の空打ちなどでは、容易に取り除くことができず利用できるグレードに制限が生じる。

## 【 0 0 2 4 】

また、射出成形機のスクリューは回転するため、スクリューへの物理発泡剤注入は、回転しながら行われると考えられる。従って、この場合、高圧の物理発泡剤をシールしながら、回転するパッキンが必要になり、その様なパッキンは高圧下であるために、一層摩耗し易く、パッキンに亀裂などが発生すると、高圧の物理発泡剤が爆発的に漏れ出す恐れが有る。

## 【 0 0 2 5 】

特開平 8 - 8 5 1 2 8 では、シリンダー内でのスクリューの動きに対応する問題を解決するため、射出成形機のホッパーとシリンダーの間に二酸化炭素などの発泡剤を加圧下で含浸可能なチャンバーを設け、このチャンバー内で十分に発泡剤を含浸後、シリンダー内に送り、射出発泡成形を行う方法を提案している。この方法では、前出のような、回転部分をシールする必要がなく装置は簡易である。しかし、室温付近の温度で、短時間で樹脂に物理発泡剤を含浸することは難しく、相当量をホッパー下の加圧チャンバーに蓄え物理発泡剤を含浸する必要がある。加圧チャンバーの容積を十分に大きく作るか、複数個のチャンバーを設けないと工業的な連続生産には向かない。

## 【 0 0 2 6 】

一方、出願人は、溶融樹脂への物理発泡剤の注入を連続的に行い、物理発泡剤と混合した溶融樹脂をプランジャー方式の射出成形機シリンダー内に供給し、計量時以外は、樹脂をアキュムレーターに貯蔵または、系外に放出し、間欠的な射出成形に対応可能な方法を提案した。この方法では、ポンプの計量性を高めるために、物理発泡剤を液状になるまで加圧しポンプを用い圧入することを提案している。（特開平 1 0 - 2 3 0 5 2 8、特開平 1 0 - 2 4 4 3 6）。この方法によれば、物理発泡剤の注入を金型の動作、スクリューの動きに連動して行う必要がない。しかし、この方法も、やはり前出の方法と同じく、昇圧のためのポンプを使用し、押出機と射出成形機を結合しているため、製造装置としては通常のインライン型射出成形機に比べて高価である。また、計量時以外、系外に放出すると材料の収率が著しく低下し、安価な発泡製品の製造への適用は難しかった。

## 【 0 0 2 7 】

上記課題を解決するため、本発明者等は、鋭意研究を重ねた結果、ポンペなどの貯蔵タンクから物理発泡剤を減圧して射出成形機に供給し、容易に射出発泡製品を得る方法を見出し本発明に到達した。

【 0 0 2 8 】

【発明が解決しようとする課題】

本発明は、ポンプなどの昇圧設備を必要とせず到低圧で射出成形機のシリンダーへの物理発泡剤注入ができ、金型動作およびスクリーウの動きに対応した物理発泡剤の注入が可能であり、かつ金型を高圧に保つことなく射出発泡でき、外観良好で、高発泡倍率の射出発泡製品を得ることができる射出発泡方法を提供することを目的とする。また、それらの射出発泡方法に適した樹脂組成物を提供することを目的とする。

【 0 0 2 9 】

【課題を解決するための手段】

本発明は、二段圧縮スクリーウを有する射出成形機を用いて、シリンダー途中から物理発泡剤を供給する熱可塑性樹脂の射出発泡成形において、（１）物理発泡剤を、貯蔵タンクから貯蔵圧力よりも低い圧力で、射出成形機シリンダー内との圧力差により供給し、（２）該物理発泡剤の供給を、スクリーウを射出方向へ最も前進させた時の、射出方向にスクリーウの二段目の開始点からスクリーウ外径の 9 倍の長さまで範囲で行い、かつ（３）射出成形機のカビのキャビティー内をほぼ大気圧にし、射出充填後、キャビティー内の容積を膨張させて発泡体を得る射出発泡成形方法を提供する。

【 0 0 3 0 】

前期射出成形機の二段圧縮スクリーウの、第 1 段目の最後の溝の深さ  $L_1$  と二段目の最初の溝の深さ  $L_2$  の比  $L_2 / L_1$  が、1.2 ～ 6 の範囲にある前記射出発泡成形方法は本発明の好ましい態様である。

【 0 0 3 1 】

物理発泡剤が貯蔵圧力より 80 % 以下に減圧され、かつ気体又は超臨界状態である前記射出発泡成形方法もまた本発明の好ましい態様である。

【 0 0 3 2 】

射出成形機への物理発泡剤注入部に樹脂逆止弁を設けられている前記射出発泡成形方法もまた本発明の好ましい態様である。

【 0 0 3 3 】

また本発明は、熱可塑性樹脂に、発泡核剤として平均粒径  $0.5 \sim 10 \mu\text{m}$  の無機フィラーを該樹脂に対して  $0.1 \sim 5 \text{ wt} \%$ 、及び／又は、化学発泡剤またはその分解物を、未分解物に換算して  $0.01 \sim 1 \text{ wt} \%$  含ませた、前記射出発泡成形方法に用いる樹脂組成物を提供する。

【 0 0 3 4 】

さらに本発明は、前記発泡核剤を含んだ樹脂組成物を用いて、射出成形機の金型のキャビティ容積を計量樹脂量よりも低くし、物理発泡剤と混合した熔融樹脂を射出しながらキャビティ容積を広げて充填する射出発泡成形方法を提供する。

【 0 0 3 5 】

【発明の実施形態】

本発明の射出発泡方法について以下、詳細に説明する。

本発明の射出成形方法は、二段圧縮スクリーを有する射出成形機を用いて、シリンダー途中から物理発泡剤を供給する熱可塑性樹脂の射出発泡成形において、（１）物理発泡剤を、貯蔵タンクから貯蔵圧力よりも低い圧力で、射出成形機シリンダー内との圧力差により供給すること、（２）該物理発泡剤の供給を、スクリーを射出方向へ最も前進させた時の、射出方向にスクリーの二段目の開始点からスクリー外径の 9 倍の長さまでの範囲で行うこと、および（３）射出成形機後の金型のキャビティ内をほぼ大気圧にし、射出充填後キャビティ内の容積を膨張させ発泡体を得ることを特徴とする射出発泡成形方法である。

【 0 0 3 6 】

本発明では、キャビティ内に樹脂を射出し完全に充填した後、適度な時間を置き、キャビティ内容積を膨張させる。膨張させる好ましい方法としてはキャビティの壁を構成する金属板を移動させる方法（コアバック法）を挙げることができる。金型取り付け盤の可動盤側に移動する方法が最も簡単である。 【

0 0 3 7 】

キャビティー内に一度に樹脂を充満させて、成形品表面にスキン層をすることにより、固い製品形状を得ることで、製品内部に発泡状態が不均一、大きなセル径の泡の発生があっても、外観上目立たなくなるという利点を生む。このため、従来技術が提案しているように、キャビティー内を使用する物理発泡剤が気化しない様に加圧する必要はない。したがって、カウンタプレッシャーなどキャビティー内を高圧に保つ必要はなく、低圧下で成形でき、大気圧下であってもよい。

#### 【 0 0 3 8 】

そのため、金型に圧力維持のためのゴム製パッキンを設ける必要もなく、金型の隙間をシールする必要もない。さらに、複数の金属板より金型を組み立てた物で有れば、樹脂充填時にキャビティー内に存在した空気は樹脂がキャビティー内に広がる時に金属板の隙間から自由に抜け、金型内にエア溜まりを生じず、エア溜まりによる外観不良の心配がない。

#### 【 0 0 3 9 】

本発明で用いる射出成形機の型締め機構としては、直圧式、電動式のものは、コアバック時の速度などを精密に制御可能であるので好適に使用できる。また、トグル式などのコアバックが難しい型締め機構のもので有れば、型締め力を解除した後、バネなどの機構により、コアバックさせることにより使用が可能である。可動盤方向以外へのコアバックであっても適当な油圧、電動装置、バネなどを用いてキャビティー側面の金属板を移動させることによりコアバックが可能となる。例えば、箱状のもので底にゲートを設け、底の方向にコアバックした場合、側面はほとんど発泡しない。

#### 【 0 0 4 0 】

このような製品の場合、底面と直行する方向にコアバックする時、ほとんど同時に、残りの側面4方向とコアバックすることにより、5方向すべてで発泡が可能である。可動盤以外の方向へのコアバックは、型締めシリンダーに対してT字、又はY字の油圧シリンダーを用いることが可能である。これら、複雑に金型金属板をコアバックさせるにも、カウンタプレッシャーを行わないため、容易に機械設計が可能である。



## 【 0 0 4 1 】

また、コンテナなどの箱状の物で有れば、可動盤側のみのコアバックにより底面、側面と別々に成形した後、組み立て箱にすることも可能であり、その様にして製造されたコンテナなどは荷物の運搬が終了したら、分解しかさばらない形状で回収可能である。また、箱状のもので有れば、展開図の様な形状に射出し、可動盤側へコアバック成形し、製品を取り出した後、必要時に組み立てて使用可能である。

## 【 0 0 4 2 】

さらに、この様な折り畳み部分が発生する場合、折り畳まれる線状部分を樹脂が完全に固化しない内に、金型の突き出し機構などを用い、発泡部を押しつぶし、折り癖を付けることで、組み立て作業が容易になり、かつ折り曲げ部分の強度も増加し繰り返し使用に耐える箱を成形することができる。

## 【 0 0 4 3 】

本発明では、発泡倍率および外観性能は、射出される樹脂の温度、射出速度、射出終了からコアバック開始までの待ち時間、コアバック量、コアバック速度、コアバック終了後の冷却時間などによって適宜制御することができる。また、コアバックは、数段階に分けて行うことも可能であり、それにより高発泡、微セル製品が得られる。

## 【 0 0 4 4 】

本発明の射出発泡成形では、金型内に溶融樹脂が注入された時に金型と接する部分の樹脂は内部の樹脂に比べ早く固化する。そのため、未発泡のスキン層が発生し、その剛性で製品形状を維持する。このスキン層の厚みは、好ましくは0.1 mm以上、より好ましくは0.3 mm以上、さらに好ましくは0.5 mm以上が望ましい。

## 【 0 0 4 5 】

これらの厚みのスキン層を形成するには、樹脂の種類、発泡剤の種類、金型温度、樹脂温度により異なるが、例えば二酸化炭素を物理発泡剤として用い、通常のポリプロピレンを用いた場合、射出完了後、0.5～3秒が好ましく、短すぎると十分な厚みのスキン層が生成せず、長すぎると樹脂の固化が進行して、コア

バックしても十分な発泡倍率が得られない。

【0046】

コアバック時のコア移動速度も、製品厚み、樹脂の種類、発泡剤の種類、金型温度、樹脂温度により異なるが、例えば二酸化炭素を物理発泡剤として用い、通常のポリプロピレンを用いた場合、 $0.01 \sim 2 \text{ mm/min}$ 程度が好ましく、遅過ぎるとコアバックの途中で樹脂が固化し、十分な発泡倍率が得られず、速すぎるとセルの発生・成長がコアの移動に追従せず、セルが破壊し外観良好なものが得られない。

【0047】

金型温度は、使用する樹脂の成形に通常用いられる金型温度で十分であり、製品厚みが薄いもの、発泡倍率が高いものを得る場合は、通常のコ型温度より高めに設定すると良い。本発明で得られる製品の厚みと発泡倍率としては、樹脂の種類、物理発泡剤の種類・添加量、金型温度、樹脂温度などにより異なるが、例えば二酸化炭素を物理発泡剤として用い、通常のポリプロピレンを用いた場合、 $0.1 \sim 100 \text{ mm}$ の厚みで、発泡倍率 $1 \sim 5$ 倍のものが得られ、発泡倍率が高すぎると、発泡後にヒケなどの不具合を生じることがある。

【0048】

また、通常のポリプロピレンにエチレン-プロピレンゴム、エチレン-ブテンゴム、エチレン-オクテンゴム、スチレン-ブテンブロックゴムなどのゴムや低密度ポリエチレンを適量加えた物は、厚肉化、高発泡化、セル径の均一化が容易である。また、高分子量の成分をホモ部に有するポリプロピレン、微架橋させたポリプロピレンもまた同様に厚肉化、高発泡化、セル径の均一化が容易である。これらの改質されたポリプロピレンであれば、製品厚み $200 \text{ mm}$ 、発泡倍率 $10$ 倍の物を得ることも可能である。また、結晶性の樹脂に比べ、非晶性のポリスチレン系の樹脂、ポリカーボネートなどは発泡倍率 $20$ 倍近い製品が製造可能である。

【0049】

本発明によれば、成形品内部のセル形状、セル密度、発泡倍率に多少の分布が発生しても、スキン層の平滑性と剛性により良外観の発泡製品が得られる。本発

明では、独立気泡の製品を得る場合は、平均セル径は、0.01～1mm程度であるが、製品形状や製品の用途によっては、数mmのセル径であっても、そのセルの一部が連通したものであっても問題ない。

#### 【0050】

高発泡製品の場合、セルは、共に会合し連通化し、製品中は中空状態になるが、空洞化した中に柱として樹脂の延伸された支柱が存在するため、高度に軽量化され、強固な剛性を有する製品を製造可能であり、これら高発泡品はダンボールなどの代替え品、浮きなどに最適である。

#### 【0051】

また、本発明では、通常の射出成形で用いられるホットランナーやシャットオフノズル、シャットオフゲートなどを利用することもできる。ホットランナーは、ランナーなどの発生を押さえ材料の収率を高めことができ、シャットオフノズル、シャットオフゲートは、製品取り出し時などに溶融樹脂中の物理発泡剤が気化する圧力でキャビティ内に樹脂が漏れ、次に成形する製品を汚染することを防ぐことができる。シャットオフノズルは射出成形機のスクリー先端に、シャットオフゲートは金型内に設けることができる。

#### 【0052】

図1は、本発明の実施形態の一例としてホットランナーとシャットオフゲートを持つ金型の例を示している。本発明の射出発泡方法は、従来未発泡射出で行われていた射出方法への応用も可能である。

#### 【0053】

例えば、キャビティーの可動盤側に皮、布、熱可塑性エラストマーの表皮などをセットし、金型を開いた状態にし、キャビティー内に発泡させながら射出し、これを型締し、キャビティー全体に展開した後、再度コアバックする(射出プレス)方法は、自動車のドアトリム、ピラーなどの表皮付き軽量化内装材の製造に利用出来る。

#### 【0054】

また、多層射出成形の適用例として、物理発泡剤を含ませない熱可塑性エラストマーを射出し、次にポリプロピレンなどの基材樹脂を本発明の方法により射出

発泡させ、自動車用表皮付き軽量化内装材の製造にも応用出来る。さらに、金属などを金型にセットした後、本発明の方法で射出発泡(インサート成形)することも可能である。また、型締め力を弱め、キャビティ容積を計量樹脂量よりも低く押さえた状態にし、物理発泡剤と混合した溶融樹脂を射出しながら射出圧でキャビティ容積を広げてゆき(射出圧縮方法)、射出が完了した後コアバックさせると、射出開始時の短い時間で製品表面にスキン層が形成され、物理発泡剤が成形品の表面で急激に気化して生じるフラッシュ・シルバーなどの不具合を非常に低く押さえるため、通常のソリッド成型品と同等の外観品質を有する製品が得られる。

## 【 0 0 5 5 】

さらに、ドンブリ容器状の金型を制作し取り付け、型を開いた状態で発泡させながら射出した後、型を閉じキャビティ全体に発泡樹脂を展開した後、コアバックすることにより、発泡倍率が高くない容器の壁の部分にも発泡した樹脂が回り、側面も発泡したドンブリ容器が得られ、軽量であるためにインスタント食品の容器などに最適である。

## 【 0 0 5 6 】

本発明では、成形品内部のセル形状、セル密度、発泡倍率などが多少ばらついても、その影響を受け難いため、物理発泡剤が混合された溶融樹脂についての制限が少ない。そのため、従来技術で提唱されているような物理発泡剤を溶融樹脂に非常に均一分散する必要はない。

## 【 0 0 5 7 】

本発明では、射出成形機スクリュウのデザインには何ら制限を受けない。多段圧縮スクリュウ、好ましくは二段スクリュウ多段圧縮スクリュウの使用が推奨される。二段目を攪拌能力には劣るが、溶融樹脂の送り能力に優れた圧縮溝付き(羽付き)スクリュウを使用することができる。本発明では、樹脂の送り能力に優れるため、第一段目の圧縮スクリュウ部分が終了した次の溝を深くし、樹脂圧を急激に低下させる。この減圧された部分では、溶融樹脂は、飢餓状態となり、樹脂が存在しない空洞が発生し、この空洞部分に、貯蔵圧力よりも減圧した、好ましくは貯蔵圧力に対して80%以下に減圧した物理発泡剤を供給する。

## 【0058】

図1を参考にし説明する。図1は、スクリューが射出方向へ最も前進した時の図である。一段目の圧縮部9は、ホッパーから供給されたペレットを前方に送るため、スクリュー溝は深く、通常第一段目の前方までほぼ均等にスクリュー溝が浅くなるか、一定の領域までスクリュー溝が一定の部分が続いた後、スクリュー溝が浅くなることにより、樹脂が圧縮され樹脂中の空気が後方に抜ける。

## 【0059】

それに続いて、11では急激にスクリュー溝が深くなり、スクリュー溝間の容積が膨張し、溶融樹脂の他に気体が注入可能な空間が出来る。これを減圧部分11と呼ぶ。この部分も通常第一段目の圧縮部と同様に第二段目の圧縮部の前方までほぼ均等にスクリュー溝が浅くなるか、一定の領域までスクリュー溝が一定の部分が続いた後、スクリュー溝が浅くなることにより、樹脂が圧縮される。物理発泡剤注入孔は、スクリューが射出方向に最も前進した状態で、第二段目圧縮部の開始部分からスクリュー外径(D)の9倍の長さ、すなわち、第二段目圧縮部の0～9D部、好ましくは0～3D部に位置する様に設けることが好ましい。

## 【0060】

ODよりも後方、すなわち第一段目圧縮部では、物理発泡剤がホッパー口、スクリューの後方のグランド部分から飛散し発泡剤として活用されない。9D部より前方では、それに続く物理発泡剤との混合を行う領域、樹脂を圧縮する領域が続くため、スクリュー全体のL/Dが非常に長くなりすぎ、射出成形機のスクリューとしての強度に劣り、且つ、射出成形機全体の寸法も大きくなるので効率的でない。

## 【0061】

図2は、この部分を拡大した図面である。圧縮部分10の溝とスクリューの羽21により、溶融樹脂は、前方に送られるため、減圧部分11に樹脂が存在しない空間が発生する。減圧部分11には、物理発泡剤注入孔18が設けられ、物理発泡剤が注入される。図1及び図2の状態では、空洞部分の圧力はあまり高くなく、低圧で注入可能である状態にある。この状態を実現するには、第一段目の最後のスクリュー溝深さL1と第二段目の最初のスクリュー溝深さL2の比L2

／L1が1.2～6の範囲、好ましくは2.5～4.5の範囲にあることが望ましい。この値が小さすぎると、物理発泡剤を注入するに必要な空隙部が発生せず、また、この値が大きすぎるとスクリューの第二段目の部分が細くなり、樹脂の粘度が高いとシリンダーの中でスクリューがねじれたり、場合によっては、折れることがあり強度が不足する。

#### 【0062】

また、第一段目圧縮部9と第二段目圧縮部10は、樹脂の送り能力、混合能力を考慮し適宜、1条、2条、3条にすることが可能である。第一段目、第二段目の圧縮部の溝深さなどのデザインは、上記に記載の範囲であれば、市販のベント付き射出成形機ベント部分の耐圧構造を補強し使用することができる。また、スクリューのみベント付きタイプにし、シリンダーは、通常タイプに物理発泡剤注入孔を設けたものであってもよい。

#### 【0063】

さらに、第一段目圧縮部のスクリュー部の最後の0.5～2D部をスクリュー間の距離が短い形状にし、スクリューの溝間が完全に溶融樹脂で充填される様に設計したものでは、第一段目圧縮部のスクリューの後方に物理発泡剤が逃げることを防止する効果が大きい。

#### 【0064】

スクリューが図1及び2の状態から射出方向とは反対方向に後退しだした場合(計量・可塑化工程)、可塑化された樹脂が圧縮部分9から減圧部分11に供給される。供給された溶融樹脂は、物理発泡剤注入孔18より注入された物理発泡剤と適度に混合される。この場合、特に微分散が必要ではなく、溶融樹脂への発泡剤が発泡剤の圧力、樹脂が混練される剪断により巻き込まれた状態でよい。

#### 【0065】

また、溶融樹脂で溝が完全に満たされるスクリュー先端まで溝の中の未混合物理発泡剤が占める空間の多くは大きな泡が連結、又は大きい塊となったものであり、お互いに圧力を及ぼし合う距離にある。その部分の物理発泡剤の圧力は、概ね等しく、概ね均等な圧力の物理発泡剤が溶融樹脂と、溝を構成する羽21により、前方へ輸送されながら、除々に混練分散し、射出発泡時に問題ない程度の物

理発泡剤の混合が達成される。さらにスクリューが後退すると圧縮部 1 0 のスクリュー圧縮により、樹脂圧は高まる。

## 【 0 0 6 6 】

非発泡製品の生産に併用する等の理由から、スクリュー計量位置の幅内に低圧部分が収まらない場合は、物理発泡剤注入孔に溶融樹脂が物理発泡剤の配管に侵入しない様に逆止弁を取り付けるとよい。図 1、図 2 には、逆止弁 1 7 を取り付けた態様が示されている。また、図 3 は樹脂圧が物理発泡剤の注入圧より上昇した場合の例を示している。樹脂圧が物理発泡剤の供給圧より高くなると逆止弁 1 7 が作用し、物理発泡剤の供給が停止する。逆止弁 1 7 の作用により溶融樹脂は物理発泡剤配管内に侵入しない。しかし、後方(ホッパー側)に存在する未混合物理発泡剤が、溶融樹脂と混合され送られてくるため、射出発泡時に問題となるような物理発泡剤の溶解不足はない。なお、図 3 中の矢印は樹脂の流れ方向を示す。

## 【 0 0 6 7 】

図 4 は、第二段目圧縮部 1 0 を数溝間にわたり平面模式図にしたものである。溶融樹脂中の物理発泡剤の溜まり 2 2 は、溝間に攪拌用のピンなどがいないため、物理発泡剤の圧力とスクリューの羽による剪断により、樹脂と混合され、前方へ送られる。スクリューが後退し、樹脂圧が高くなり、逆止弁が閉じ、物理発泡剤の供給が停止しても、2 2 の物理発泡剤の溜まりが存在する限り、溶融樹脂と物理発泡剤の混合は連続して続き、前方に物理発泡剤が混合した樹脂が供給される。本発明では、供給される物理発泡剤の圧力は高くないため、溶融樹脂への溶解は遅く、溜まり 2 2 が消失する迄の時間は十分に長い。なお、図 4 中の矢印は樹脂の流れ方向を示す。

## 【 0 0 6 8 】

したがって、逆止弁 1 7 により、物理発泡剤の供給が停止しても、物理発泡剤の溜まり 2 2 が存在する限り、しばらくは、溶融樹脂と物理発泡剤の混合は連続して続き、前方に物理発泡剤が混合した樹脂が供給される。また、可塑化・計量が終了し、スクリューが停止すれば、溶融樹脂と物理発泡剤の混合は一時停止するが、ほぼ一定濃度に物理発泡剤が混合した溶融樹脂がスクリュー中に蓄えられ

ているので、発泡製品の射出成形には何ら問題はない。

【 0 0 6 9 】

従って、本発明によれば、スクリュウの移動により、シリンダー内への物理発泡剤の供給は間欠的に行われるが、可塑化・計量時間の間、溶融樹脂と物理発泡剤の混合物は連続し供給され、射出発泡時に、外観等問題になる様な発泡剤濃度の不均一性は生じない。

【 0 0 7 0 】

本発明で用いる発泡剤としては、通常の物理発泡剤であれば特に問題ない。例えばメタノール、エタノール、プロパン、ブタン、ペンタンなどの低沸点有機溶剤の蒸気；ジクロロメタン、クロロホルム、四塩化炭素、フロン、三フッ化窒素などのハロゲン系不活性溶剤の蒸気；二酸化炭素、窒素、アルゴン、ヘリウム、ネオン、アスタチンなどの不活性ガスが挙げられる。

【 0 0 7 1 】

これらの中で、蒸気にする必要が無く、安価で、環境汚染、火災の危険性が極めて少ない二酸化炭素、窒素、アルゴンがもっとも優れている。物理発泡剤の貯蔵方法としては、小規模な生産で有れば、二酸化炭素、窒素などをボンベに入った状態で使用し、射出成形機に減圧弁を通して供給出来る。

【 0 0 7 2 】

大規模に発泡製品を製造する設備であれば、液化二酸化炭素、液化窒素などの貯蔵タンクを設置し、熱交換機を通し、気化し、配管により、減圧弁により射出成形機に供給する。

【 0 0 7 3 】

また、液状の物理発泡剤の場合、本発明で定義する貯蔵圧力とは、気化し減圧弁に供給する圧力を言う。貯蔵圧力としては、0.13～100MPaの範囲が好ましく、圧力が低すぎると減圧して射出成形機に注入できず、また、圧力が高すぎると、貯蔵設備の耐圧強度を高くする必要から、設備が大型化し、また、配管の破裂事故等の際被害が大きくなり安全上好ましくない。

【 0 0 7 4 】

本発明の射出発泡成形方法の好ましい具体的態様の一つとして以下のもの挙げ



ることができる。

(1) 物理発泡剤を貯蔵タンクから貯蔵圧力に対して80%以下に減圧し、射出成形機シリンダー途中の孔からシリンダー内との圧力差により、連続的または間欠的に物理発泡剤が供給され、(2) 該シリンダー内に、溝間の容積を射出方向に対して序々に減少させ圧縮し、射出方向へ樹脂を送る機構を段階で行う二段圧縮スクリーを有し、第1段目の最後の溝深さ $L_1$ と二段目の最初の溝深さ $L_2$ の比 $L_2/L_1$ が1.2~6の範囲にあり、(3) スクリーを射出方向へ最も前進させた時に、物理発泡剤注入孔の位置がスクリーの二段目の始まりより前方方向へスクリー外径の9倍の長さの範囲にあり、(4) 金型のキャビティー内を大気圧にし、射出充填後、キャビティー内の容積を膨張させ発泡体を得る射出発泡成形方法。

#### 【0075】

本発明で、通常の未発泡状態で射出成形可能な熱可塑性樹脂であれば特に制限なく使用できる。熱可塑性樹脂の例として、低密度ポリエチレン、直鎖状低密度ポリエチレン、中密度ポリエチレン、高密度ポリエチレン、超高分子量ポリエチレン、環状ポリエチレンなどのポリエチレン；エチレン-スチレン共重合体、エチレン-メタクリル酸共重合体、エチレン-アクリル酸共重合体、エチレン-酢酸ビニル共重合体などのエチレン系共重合体；ホモポリプロピレン；エチレン、ブテン、ペンテン、ヘキセン、オクテンなどの $\alpha$ オレフィンとプロピレンのランダム共重合体；エチレン-プロピレンブロック共重合体などのポリプロピレンブロック共重合体；ポリブテン、ポリメチルペンテンなどのオレフィン樹脂；ポリブチレン、ポリイソブチレン、ポリブタジエン、天然ゴム、熱可塑性ポリウレタン、イソプレングム、スチレン-ブタジエンゴム、エチレン-プロピレンゴム、エチレン-ブテンゴム、エチレン-オクテンゴム、エチレン-プロピレン-ジエンゴム、クロロプレングムなどのゴム・エラストマー；また、架橋ゴム・エラストマーであっても射出成形が可能な程度の架橋のもの、ポリプロピレン、鉱物油などで流動性を改良したものでも可能である。

#### 【0076】

更に、ポリスチレン、AS樹脂、ABS樹脂などのスチレン系樹脂は、高発泡

に適している。ポリ塩化ビニル、高ニトリル樹脂、ポリアクリル酸メチル、ポリメタクリル酸メチルポリカーボネートなどの非晶性樹脂、更にエンジニアプラスチック類にも適用可能である。

## 【0077】

例えば、ポリメチルペンテン、ポリフェニレンエーテル、ポリフェニレンオキシド、ポリアセタール、ポリエチレンテレフタレート、ポリプロピレンテレフタレート、ポリブチレンテレフタレート、ポリ乳酸、ポリエーテルケトン、ポリエーテルスルホン、ナイロン6、ナイロン11、ナイロン12、ナイロン66、ナイロン610、ナイロン612、液晶ポリマー、ポリイミド、ポリ-p-フェニレンテレフタレー、ポリスルホンなどが挙げられる。

## 【0078】

また、ポリ乳酸や澱粉などをポリオレフィンに混合した生分解性樹脂の発泡体は、廃棄後短時間で分解可能である。

## 【0079】

また、成形性、機械物性などを改質するためにブレンドした物であっても良い。特に、スチレン-ブタジエンゴム、エチレン-プロピレンゴム、エチレン-ブテンゴム、エチレン-オクテンゴム、エチレン-プロピレン-ジエンゴムなどのゴムとポリエチレン系樹脂、ポリプロピレン系樹脂とブレンドした物は発泡した場合のセル径が均一になり望ましい。

## 【0080】

更に、リサイクルペット、リサイクルポリプロピレン、リサイクルポリスチレンなどの再生樹脂も使用することができる。

## 【0081】

これらの樹脂、ゴム・エラストマーは、必要に応じて、熱安定剤、耐候剤、耐光剤、難燃剤、静防剤、防菌剤、カーボンブラック、顔料などの添加剤、タルク、マイカ、炭酸カルシウム、硫酸バリウムマグネシウムウイスカ、チタン酸カリウムウイスカ、ガラス繊維を加え改質したものであっても良い。

## 【0082】

これらの樹脂の粘度としては、その指標となるMFR(メルトフローレート)の

測定条件が各種の樹脂で異なるため、一定ではないが、通常の射出グレードとして販売、使用されているもので有れば特に問題ない。例えば、ポリプロピレンの場合、2～100 g/10分が好適に使用できる。また、分子量分布が広いポリプロピレンであれば、MFRが3程度で有ってもMFR10程度である通常のポリプロピレンの流動性に相当するので、好ましく使用できる。

## 【0083】

本発明では、発泡核剤を添加すると、発泡製品のセル径を均一化し、製品外観を高める効果が見られる。樹脂に溶解した物理発泡剤は、ミクロ的に不均一な部分が発生するとセル生成核となり易い。そのため、用いることの出来る発泡剤の種類としては、微粒子のもの、反応分解により発生した分子などが発泡核剤として利用出来るものを挙げる事ができる。

## 【0084】

微粒子としては、無機物質として、タルク、炭酸カルシウム、炭酸マグネシウム、水酸化アルミニウム、水酸化マグネシウム、硫酸バリウム、マイカ、クレー、ワラストナイト、シリカ、アルミナ、酸化鉄、酸化チタン、マグネシア、カーボンプラック、グラファイトなどの無機フィラーが挙げられる。無機系微粒子の平均粒径としては、0.5～10  $\mu$ mのものが好ましい。これらを樹脂中での分散を良くするために、疎水性に表面処理したものは更に分散性に優れる。

## 【0085】

添加量としては、原料樹脂に対して、0.1～5 wt%が好ましい。また、成形機のホッパーの汚染、製品表面への粉の付着、スクリュウの摩耗を考慮して例えば5～50 wt%の樹脂、ワックス、ゴムを基材としたマスターバッチに加工して使用することも出来る。

## 【0086】

反応による核剤としては、化学発泡剤が挙げられる。化学発泡剤は、射出成形機のシリンダー中で分解し、その発泡残渣が発泡核剤となりうる。

## 【0087】

化学発泡剤としては、例えばアゾジカルボン酸アミド、オキシビスベンゼンホルニルヒドラジド、アゾビスイソブチロニトリル、ジニトロソペンタメチレン

テトラミン、パラトルエンスルホニルヒドラジドなどが挙げられる。また、クエン酸、シュウ酸、フマル酸、フタル酸、リンゴ酸、酒石酸、シクロヘキサン1、2ジカルボン酸、ショウノウ酸、エチレンジアミン四酢酸、トリエチレンテトラミン六酢酸、ニトリロ酸などのポリカルボン酸と、炭酸水素ナトリウム、炭酸水素ナトリウムアルミニウム、炭酸水素カリウムなどの無機炭酸化合物の混合物や、クエン酸二水素ナトリウム、シュウ酸カリウムなどのポリカルボン酸の塩が挙げられる。

## 【0088】

特にポリオレフィンに対してポリカルボン酸と無機炭酸化合物併用が好ましく、特にクエン酸と炭酸水素ナトリウムを併用した物に微セル化効果、すなわち多量の発泡核を生成する効果があり、外観良好な発泡製品が得られる。

## 【0089】

また、クエン酸と炭酸水素ナトリウムの併用物の核化効果は非常に優れており、例えば、タルクを10～30wt%含むポリプロピレン組成物は、既に十分な核化効果が見られるが、クエン酸と炭酸水素ナトリウムの併用物を更に添加することで、更に微セル化効果が見られる。

## 【0090】

これらの化学発泡剤の添加量としては、原料樹脂に対して、0.01～1wt%が好ましい。0.01wt%未満では、十分な核化効果が得られず、1wt%を超える量では、分解物が目やにとり製品を汚染する場合がある。これらの化学発泡剤は、平均粒径1～100 $\mu$ mの粒子に加工し、原料樹脂にまぶして使用出来るが、射出成形時に材料にまぶして使用出来る。

## 【0091】

また、尿素、水酸化亜鉛、酸化亜鉛、酸化鉛、ステアリン酸亜鉛、ステアリン酸カルシウムなどの助剤とブレンドしても良い。更に、成形機のホッパーの汚染、製品表面への粉の付着を考慮して、樹脂を基材としたマスターバッチとして加工し使用できる。また、一度化学発泡剤を添加し、ペレット化により化学発泡剤を分解させたものであっても良く、更に予め、高濃度の化学発泡剤を分解させ、その残渣を添加しても良い。化学発泡剤残渣の添加量は、未分解物に換算して0

． 01～1wt %が好ましい。

【0092】

本発明で生産出来る発泡製品例を用途別に示すと以下のようなものが挙げられる。

文房具、OA機器：ファイル、マウスパット、鉛筆・ボールペン等の軸、ホチキス、レターケース、ナイフ鍔の取っ手、金庫、パソコン、プリンター、外付けMO等のハウジング、椅子の背もたれ・肘掛け、ドライバーの柄など。

電気製品：冷蔵庫、テレビ、ビデオ、エアコンのハウジング、エアコン室外機、ファンの羽、風力発電機の羽、炊飯器・ジャー・ポットの蓋など。

【0093】

自動車関連：アームレスト、ヘッドレスト、フロアーマット、サイドモール、吸音材、ガソリンフロート、バンパー、ドアハンドル、グローブボックス、フレッシュエアーアウトレット、コンソールボックス、天井材、ホイルキャップ、ピラー、インツルumentパネル、エアーバックカバー、レバー類、エアークリーナーケース、レゾネーター、カウルトップガーニッシュ、デフガーニッシュ、ドアトリム、スポイラーなど。

【0094】

物流分野：樹脂パレット、コンテナ、プラスチックダンボール、CD・DVD郵送用ケース、鞆の取っ手、緩衝材など。

土木・建築分野：エアコン等の断熱パイプ、コンクリートパネル、屋上断熱材、排水マス、クッション床材、畳芯材、襖、システムキッチンの木材代替え材、風呂桶の蓋、簀の子、ゴミ箱、ベンチ・テーブルの板など。

スポーツ分野：スポーツシューズのソール類、サンダル、スリッパ、プロテクター、水着カップ、ゴルフバック、ライフジャケット、ビート板にも適用出来る。

【0095】

農業・水産用分野：植木鉢、漁網の浮き、防舷材、水難救命具、オイルフェンスの浮きなど。

食品包装材分野：通い箱、インスタントラーメンの容器、コンビニ弁当箱、ドンブリ鉢、食品トレイ、パッキン、ガラス製牛乳瓶の蓋、コルク代替え材、茶碗、

皿、まな板等が挙げられ、医療分野では、血液輸送用容器、枕、健康マットなど。

【 0 0 9 6 】

【実施例】

以下に、実施例、比較例を用いて本発明をより詳細に説明する。しかしながら、本発明はこれらの例によって何ら制限されるものではない。

【 0 0 9 7 】

なお、本発明実施例では、各測定は以下の方法によって行なった。

(1) 物理発泡剤の添加量：物理発泡剤のポンペを射出成形機に減圧弁を介して接続し、使用する樹脂を成形時のシリンダー設定温度と射出時のスクリュウ回転速度で、金型に射出せずに系外に連続的に放出させ、消費した物理発泡剤の量は、ポンペの重量減少量から求め、物理発泡剤の注入圧力と注入量の関係を求めた検量線より求めた。

(2) 発泡倍率：製品のスキン層を含めた比重より求めた。

(3) 平均セル径：発泡体の発泡部断面を顕微鏡で観察し、10～20個のセル径の平均値とした。また、セル径が製品厚みを超える場合、ゲートより50mm以上離れた部分のセルの製品厚み方向と直交する方向の寸法をセル径とした。

(4) 最大セル径：平均セル径を求めた中で最大の大きさのものとした。

(5) スキン層厚み：製品の可動盤側、固定盤側の平均値とした。

【 0 0 9 8 】

(実施例1～3)

射出成形機として東芝機械 IS-450GS-27A (型締め力450トン、直圧式型締め方式) に L/D27、スクリュウ外径69.8mm、第一段の圧縮部が L/D で 14D (ホッパー下から 溝深さ7.3mmフラット部9D、溝深さ7.3mmから3.1mmまで5Dで均等に溝深さ減)、第二段の圧縮部が 13D (溝深さ11mmフラット部7D、溝深さ11mmから5mmまで6Dで均等に溝深さ減) のスクリュウを取り付けた。スクリュウ溝間の距離は一定であった。射出方向に最も前進した時に第二段目圧縮部2D部の所に相当するシリンダー部に内径2mmの物理発泡剤注入孔を設け、更にその外側に逆止弁を設けた

。また、シリンダー先端にはシャットオフノズルの機構を有している。物理発泡剤として市販のボンベにより供される二酸化炭素を用い、減圧弁とシリンダーに取り付けた逆止弁を通じシリンダー内に注入できる機構を設けた。二酸化炭素のボンベの圧力は7.2 MPaであり、減圧弁により射出成形機への給圧力を、3 MPaに保った。二酸化炭素注入量は樹脂に対し1 wt %であった。

## 【0099】

射出用金型として、キャビティの間隙（製品厚み）が成形機の油圧で微調整可能で製品寸法が95 mm×340 mm（製品中央よりダイレクトゲートにより射出）の金型を成形機に取り付け、金型温度、50℃、金型冷却時間60秒、射出時の樹脂温度230℃になるように設定した。成形材料として、ブロックポリプロピレンJ704ZA（（株）グラントポリマー製、MFR5 g/10分）を用いた。射出終了からコアバック開始までの間は、1秒であり、コアバック速度は、1 mm/sec、射出時、金型のキャビティー内の間隙は、2 mmとした。樹脂計量位置は、未発泡でキャビティー間隙2 mmでフル充填になるように設定した。物理発泡剤のボンベ圧、注入圧、添加量、キャビティー間隙、発泡製品の製品厚み、発泡倍率、平均セル径、最大セル径、スキン層厚み、平滑性、フラッシュ・シルバー発生状況を表1に示す。平均セル径が大きく、フラッシュ・シルバーの発生はあったが、製品形状に問題はなく、流通用パレット等の外観があまり重視されない製品であれば利用できるものであった。

## 【0100】

## （比較例1）

キャビティーの間隙を4 mmとし、コアバックを行わない以外は、実施例1と同様にし、キャビティー内に射出した。射出と同時に発泡しながら樹脂がキャビティー内を広がり、キャビティーの容積の約75%まで発泡したが末端部は、ショット毎に形が変化し、末端部の外観は悪く、製品価値はなかった。物理発泡剤のボンベ圧、注入圧、添加量、キャビティー間隙、発泡製品の製品厚み、発泡倍率、平均セル径、最大セル径、スキン層厚み、平滑性、フラッシュ・シルバー発生状況を表1に示す。

## 【0101】

## (比較例 2)

実施例 1 の射出成形機のシリンダーのみを取り替えた。このシリンダーのスクリー第二段目の開始部分から 1 2 D の部分に、実施例 1 と同様に物理発泡剤注入用の孔を設け、更に逆止弁を設けた。実施例 1 と同様の条件で二酸化炭素を注入しようとしたが樹脂圧が高く、まったく注入できなかった。結果を表 1 に示す。

## 【0 1 0 2】

## (比較例 3)

実施例 1 の射出成形機のスクリーのみを取り替えた。第一段の圧縮部が L/D で 1 4 D (ホッパー下から 溝深さ 7. 3 mm フラット部 9 D、溝深さ 7. 3 mm から 3. 1 mm まで 5 D で均等に溝深さ減)、第二段の圧縮部が 1 3 D (溝深さ 3. 5 mm フラット部 7 D、溝深さ 3. 5 mm から 3. 1 mm まで 6 D で均等に溝深さ減)のスクリーを取り付けた。物理発泡剤注入位置等は、実施例 1 と同様にした。二酸化炭素を実施例 1 と同様に注入しようとしたが、樹脂圧が高くまったく注入できなかった。結果を表 1 に示す。

## 【0 1 0 3】

【表 1】

	実施例 1	実施例 2	実施例 3	比較例 1	比較例 2	比較例 3
PP J704ZA (phr)	100	100	100	100	100	100
CO <sub>2</sub> ポンプ圧 (MPa)	7.2	7.2	7.2	7.2	7.2	7.2
CO <sub>2</sub> 注入圧 (MPa)	3	3	3	3	3	3
CO <sub>2</sub> 注入量 (wt%)	1	1	1	1	1	1
キャビティ 間隙 (mm)	射出開始時	2	2	4	2	物理発泡 剤
	射出終了時	2	2	4	2	物理発泡 剤
	コアック終了時	4	3	4	7	注入不可 注入不可
製品厚み (mm)	4	3	7	4	—	—
発泡倍率 (倍)	2	1.5	3.5	1.8	—	—
平均口径 (μm)	1000	1010	連通	800	—	—
最大口径 (μm)	20000	18000	連通	20000	—	—
スキン層厚み (μm)	400	410	380	50	—	—
平滑性	平滑	平滑	平滑	末端 未充填	—	—
フラッシュ・シパ-	有り	有り	有り	有り	—	—

## 【0 1 0 4】

## (実施例 4 ~ 6)



ポリプロピレンに発泡核剤としてクエン酸を0.04wt%、炭酸水素ナトリウムを0.06wt%まぶした以外は、実施例1～3と同様にして射出発泡を行った。実施例1～3に比べ、セル径は均一で、微セル化した。物理発泡剤のボンベ圧、注入圧、添加量、キャビティー間隙、発泡製品の製品厚み、発泡倍率、平均セル径、最大セル径、スキン層厚み、平滑性、フラッシュ・シルバー発生状況を表2に示す。実施例1～3に比べて、平均セル径は小さく、外観性能がより優れていた。

## 【0105】

## (比較例4)

キャビティーの間隙を4mmとし、コアバックを行わない以外は、実施例4と同様にし、キャビティー内に射出した。射出と同時に発泡しながら樹脂がキャビティー内を広がったが、キャビティーの容積の約75%まで発泡したが末端部は、ショット毎に形が変化し、末端部の外観は悪く、製品価値はなかった。外観性能は、比較例1に比べて変わらず、クエン酸、炭酸水素ナトリウムを加えた効果は認められなかった。物理発泡剤のボンベ圧、注入圧、添加量、キャビティー間隙、発泡製品の製品厚み、発泡倍率、平均セル径、最大セル径、スキン層厚み、平滑性、フラッシュ・シルバー発生状況を表2に示す。

## 【0106】

【表 2】

	実施例 4	実施例 5	実施例 6	比較例 4
PP J704ZA (phr)	100	100	100	100
CO <sub>2</sub> ボンベ圧 (MPa)	7.2	7.2	7.2	7.2
CO <sub>2</sub> 注入圧 (MPa)	3	3	3	3
CO <sub>2</sub> 注入量 (wt%)	1	1	1	1
クエ酸 (wt%)	0.04	0.04	0.04	0.04
NaHCO <sub>3</sub> (wt%)	0.06	0.06	0.06	0.06
キャビティ 間隙 (mm)	射出開始時	2	2	4
	射出終了時	2	2	4
	コアバック終了時	4	3	4
製品厚み (mm)	4	3	7	4
発泡倍率 (倍)	2	1.5	3.5	1.8
平均セル径 (μm)	400	300	連通	810
最大セル径 (μm)	900	750	連通	1000
スキン層厚み (μm)	410	405	385	50
平滑性	平滑	平滑	平滑	末端未充填
フラッシュ・シルバー	有り	有り	有り	有り

(実施例 7～9)

射出時のキャビティ間隙を 1 mm とし、型締め圧力を射出時に無くし、射出圧力でキャビティ内に樹脂を射出後、コアバックした以外は、実施例 6～9 と同様の核剤量とコアバック条件で成形を行った。実施例 4～6 に比べ、フラッシュ、シルバーの発生はなく、ソリッド品の場合と同等の外観性能であった。物理発泡剤のボンベ圧、注入圧、添加量、キャビティ間隙、発泡製品の製品厚み、発泡倍率、平均セル径、最大セル径、スキン層厚み、平滑性、フラッシュ・シルバー発生状況を表 3 に示す。

【0107】

【表 3】

		実施例 7	実施例 8	実施例 9
PP J704ZA (phr)			100	100
CO <sub>2</sub> ボンベ圧 (MPa)		7.2	7.2	7.2
CO <sub>2</sub> 注入圧 (MPa)		3	3	3
CO <sub>2</sub> 注入量 (wt%)		1	1	1
クエン酸 (wt%)		0.04	0.04	0.04
NaHCO <sub>3</sub> (wt%)		0.06	0.06	0.06
キャビティ 間隙 (mm)	射出開始時	1	1	1
	射出終了時	2	2	2
	コアバック終了時	4	3	7
製品厚み (mm)		4	3	7
発泡倍率 (倍)		2	1.5	3.5
平均セル径 (μm)		350	320	400
最大セル径 (μm)		750	700	800
スキン層厚み (μm)		510	510	550
平滑性		平滑	平滑	平滑
フラッシュ・シルバー		無し	無し	無し

## 【0108】

(実施例 10～12)

実施例 7～9 で用いた比率でポリプロピレンとクエン酸、炭酸水素ナトリウムを混合し、50 mm ベント付き単軸押出機を用い、220 度でベントにより脱泡しながらペレット化したものを用いた以外は、実施例 7～9 と同様にして発泡製品を得た。シルバー、フラッシュの発生は無く、実施例 7～9 と同等の外観性能を有していた。物理発泡剤のボンベ圧、注入圧、添加量、キャビティー間隙、発泡製品の製品厚み、発泡倍率、平均セル径、最大セル径、スキン層厚み、平滑性、フラッシュ・シルバー発生状況を表 4 に示す。

## 【0109】

【表 4】

		実施例 10	実施例 11	実施例 12
PP J704ZA	(phr)	100	100	100
CO <sub>2</sub> ポンプ圧	(MPa)	7.2	7.2	7.2
CO <sub>2</sub> 注入圧	(MPa)	3	3	3
CO <sub>2</sub> 注入量	(wt%)	1	1	1
クエン酸	(wt%)	0.04	0.04	0.04
NaHCO <sub>3</sub>	(wt%)	0.06	0.06	0.06
キャビティ 間隙 (mm)	射出開始時	1	1	1
	射出終了時	2	2	2
	コアバック終了時	4	3	7
製品厚み	(mm)	4	3	7
発泡倍率	(倍)	2	1.5	3.5
平均セル径	( $\mu$ m)	480	330	470
最大セル径	( $\mu$ m)	800	750	800
スキン層厚み	( $\mu$ m)	520	520	540
平滑性		平滑	平滑	平滑
フラッシュ・シルバー		無し	無し	無し

【0 1 1 0】

(実施例 13～17)

コアバック後のキャビティ間隙を 4 mm に固定し、クエン酸、炭酸水素ナトリウムの添加量と、二酸化炭素の添加量を表 5 の様に変えた以外は、実施例 7 と同様に発泡製品を得た。物理発泡剤のポンプ圧、注入圧、添加量、キャビティ間隙、発泡製品の製品厚み、発泡倍率、平均セル径、最大セル径、スキン層厚み、平滑性、フラッシュ・シルバー発生状況を表 5 に示す。

【0 1 1 1】

【表 5】

	実施例 13	実施例 14	実施例 15	実施例 16	実施例 17
PP J704ZA (phr)	100	100	100	100	100
CO <sub>2</sub> ボンベ圧 (MPa)	7.2	7.2	7.2	7.2	7.2
CO <sub>2</sub> 注入圧 (MPa)	5	2	2	0.8	0.8
CO <sub>2</sub> 注入量 (wt%)	1.7	0.7	0.7	0.25	0.25
クエン酸 (wt%)	0.04	0.04	0.1	0.04	0.1
NaHCO <sub>3</sub> (wt%)	0.06	0.06	0.2	0.04	0.2
キャビティ 間隙 (mm)	射出開始時	1	1	1	1
	射出終了時	2	2	2	2
	コアック終了時	4	4	4	4
製品厚み (mm)	4	4	4	4	4
発泡倍率 (倍)	2	2	2	2	2
平均セル径 (μm)	350	360	300	400	350
最大セル径 (μm)	700	750	600	800	800
スキン層厚み (μm)	500	520	510	505	580
平滑性	平滑	平滑	平滑	平滑	平滑
フラッシュ・シルバー	無し	無し	無し	無し	無し

【0 1 1 2】

(実施例 18～20)

物理発泡剤を窒素とし注入圧力を 4 MPa、添加量を 0.7 wt% とした以外は、実施例 7～9 と同様にして発泡製品を得た。実施例 7～9 と比べ僅かに、フラッシュ・シルバーが観察された。物理発泡剤のボンベ圧、注入圧、添加量、キャビティ間隙、発泡製品の製品厚み、発泡倍率、平均セル径、最大セル径、スキン層厚み、平滑性、フラッシュ・シルバー発生状況を表 6 に示す。

【0 1 1 3】

【表 6】

		実施例 18	実施例 19	実施例 20
PP J704ZA (phr)		100	100	100
N <sub>2</sub> ボンベ圧 (MPa)		15	15	15
N <sub>2</sub> 注入圧 (MPa)		4	4	4
N <sub>2</sub> 注入量 (wt%)		0.8	0.8	0.8
クエン酸 (wt%)		0.04	0.04	0.04
NaHCO <sub>3</sub> (wt%)		0.06	0.06	0.06
キャビティ 間隙 (mm)	射出開始時	1	1	1
	射出終了時	2	2	2
	コアバック終了時	4	3	7
製品厚み (mm)		4	3	7
発泡倍率 (倍)		2	1.5	3.5
平均セル径 (μm)		320	310	350
最大セル径 (μm)		700	600	700
スキン層厚み (μm)		600	500	600
平滑性		平滑	平滑	平滑
フラッシュ・シルバー		僅かに発生	僅かに発生	僅かに発生

【0114】

(実施例 21～23)

発泡核剤として、タルク(平均粒径 10 μm)を 1 wt % 添加した以外は、実施例 7～9 と同様にして発泡製品を得た。物理発泡剤のボンベ圧、注入圧、添加量、キャビティ間隙、発泡製品の製品厚み、発泡倍率、平均セル径、最大セル径、スキン層厚み、平滑性、フラッシュ・シルバー発生状況を表 7 に示す。

【0115】

【表 7】

		実施例 21	実施例 22	実施例 23
PP J704ZA (phr)		100	100	100
CO <sub>2</sub> ボンベ圧 (MPa)		7.2	7.2	7.2
CO <sub>2</sub> 注入圧 (MPa)		3	3	3
CO <sub>2</sub> 注入量 (wt%)		1	1	1
タルク (wt%)		0.1	0.1	0.1
キャビティ 間隙 (mm)	射出開始時	1	1	1
	射出終了時	2	2	2
	コアバック終了時	4	3	7
製品厚み (mm)		4	3	7
発泡倍率 (倍)		2	1.5	3.5
平均セル径 (μm)		700	650	800
最大セル径 (μm)		1500	1400	1800
スキン層厚み (μm)		480	500	580
平滑性		平滑	平滑	平滑
フラッシュ・シルバー		無し	無し	無し

【0 1 1 6】

(実施例 24～27)

熱可塑性樹脂として、ハイインパクトポリスチレン H238 (日本ポリスチレン社製 MFR16)、ABS樹脂 クラスチック<sup>TM</sup>GA-501 (日本エイアンドエル社製 MFR32)を用い、金型温度、50℃、金型冷却時間60秒、射出時の樹脂温度230℃になるように設定した。発泡核剤として、クエン酸、炭酸水素ナトリウム、タルクを用い、コアバック量を表8のように変えた以外は、実施例7～9と同様にして発泡製品を得た。樹脂、物理発泡剤のボンベ圧、注入圧、添加量、キャビティ間隙、発泡製品の製品厚み、発泡倍率、平均セル径、最大セル径、スキン層厚み、平滑性、フラッシュ・シルバー発生状況を表8に示す。

【0 1 1 7】

【表 8】

		実施例 24	実施例 25	実施例 26	実施例 27
HIPS H238 (phr)		100	100		
ABS GA-501 (phr)				100	100
CO <sub>2</sub> 注入圧 (MPa)		7.2	7.2	7.2	7.2
CO <sub>2</sub> 注入圧 (MPa)		5	5	5	5
CO <sub>2</sub> 注入量 (wt%)		1.7	1.7	1.7	1.7
クエン酸 (wt%)		0.04		0.04	
NaHCO <sub>3</sub> (wt%)		0.06		0.06	
タルク (wt%)			1		1
キャビティ 間隙 (mm)	射出開始時	1	1	1	1
	射出終了時	2	2	2	2
	コアック終了時	14	14	14	14
製品厚み (mm)		14	14	14	14
発泡倍率 (倍)		7	7	7	7
平均孔径 (μm)		350	400	360	400
最大孔径 (μm)		700	800	710	750
スリ層厚み (μm)		300	310	320	320
平滑性		平滑	平滑	平滑	平滑
フラッシュ・シバー		無し	無し	無し	無し

【0118】

(実施例 28 および 29)

熱可塑性樹脂として、オレフィン系熱可塑性エラストマー、エチレン含量が 7 8 モル%、ヨウ素価 13、ムーニー粘度 [ML<sub>1+4</sub> (100℃)] が 140 であるエチレン・プロピレン・5-エチリデン-2-ノルボルネン共重合体 100 重量部に鉱物油系軟化剤（出光興産社製ダイナプロセスオイル PW-380）40 重量部をブレンドした油展 EPDM ペレット 60 重量部、エチレン含量が 8 重量%、メルトフローレート (ASTNM-1238-65T、230℃、2.16 kg 荷重) 10 g / 10 分のプロピレン・エチレンブロック共重合体ペレット 25 重量部、エチレン含量が 97 重量%、メルトフローレート (ASTNM-1238-65T、190℃、2.16 kg 荷重) 10 g / 10 分のエチレン・4-メチル-1-ブテン共重合体ペレット 15 重量部と、1,3-ビス(tert-ブチルペルオキシイソプロピル)ベンゼン 0.2 重量部とジビニルベンゼン 0.2 重量部の混合物とをタンブラーブレンダーにより混合し、この溶液を混合ペレットの表面に均一に付着させ、このペレットを 2 軸押出機（東芝機械社製 TEM-50



) を用いて 2 3 0℃ で押出して、動的な熱処理を行い、ゲル含量が 9 5 重量% の架橋された熱可塑性エラストマーとしたものを使用した。

## 【 0 1 1 9 】

金型温度、5 0℃、金型冷却時間 6 0 秒、射出時の樹脂温度 2 3 0℃ になるように設定し、射出終了からコアバック開始までの時間を 2. 0 秒とした。コアバック量を表 9 のように変えた以外は、実施例 7 ～ 9 と同様にして発泡製品を得た。型から取り出すと型の寸法より大きい形状のものが得られた。物理発泡剤のポンベ圧、注入圧、添加量、キャビティー間隙、発泡製品の製品厚み、発泡倍率、平均セル径、最大セル径、スキン層厚み、平滑性、フラッシュ・シルバー発生状況を表 9 に示す。

## 【 0 1 2 0 】

【表 9】

		実施例 28	実施例 29
熱可塑性エラストマー (phr)		100	100
CO <sub>2</sub> ポンベ圧 (MPa)		7.2	7.2
CO <sub>2</sub> 注入圧 (MPa)		3	3
CO <sub>2</sub> 注入量 (wt%)		1	1
クエン酸 (wt%)		0.04	0.04
NaHCO <sub>3</sub> (wt%)		0.06	0.06
キャビティ 間隙 (mm)	射出開始時	1.5	1.5
	射出終了時	2	2
	コアバック終了時	3	4
製品厚み (mm)		4.5	6
発泡倍率 (倍)		2.5	3.2
平均セル径 (μm)		340	390
最大セル径 (μm)		500	600
スキン層厚み (μm)		200	210
平滑性		平滑	平滑
フラッシュ・シルバー		無し	無し

## 【 0 1 2 1 】

(実施例 3 0 および 3 1)

熱可塑性樹脂として、再生ペット(市場回収品 ポリエチレン 1 0 w t % , ポリプロピレン 2 0 w t % 混合品)を用い、金型温度、5 0℃、金型冷却時間 6 0 秒、射出時の樹脂温度 2 7 0℃ になるように設定し、射出終了からコアバック開始

までの時間を 0.5 秒とし、発泡核剤としてタルクを 1 wt % 用い、コアバック量を表 10 のように変えた以外は、実施例 7 ~ 9 と同様にして発泡製品を得た。物理発泡剤のボンベ圧、注入圧、添加量、キャビティー間隙、発泡製品の製品厚み、発泡倍率、平均セル径、最大セル径、スキン層厚み、平滑性、フラッシュ・シルバー発生状況を表 10 に示す。

【 0 1 2 2 】

【表 10】

		実施例 30	実施例 31
サドル PET (phr)		100	100
CO <sub>2</sub> ボンベ圧 (MPa)		7.2	7.2
CO <sub>2</sub> 注入圧 (MPa)		4	4
CO <sub>2</sub> 注入量 (wt%)		1.3	1.3
タルク (wt%)		0.5	0.5
キャビティ 間隙 (mm)	射出開始時	1	1
	射出終了時	2	2
	コアバック終了時	3	4
製品厚み (mm)		3	4
発泡倍率 (倍)		1.5	2
平均セル径 (μm)		390	450
最大セル径 (μm)		600	700
スキン層厚み (μm)		500	510
平滑性		平滑	平滑
フラッシュ・シルバー		無し	無し

【 0 1 2 3 】

(実施例 32 ~ 34)

熱可塑性樹脂として高密度ポリエチレン ハイゼックス<sup>TM</sup> 2100 J (三井化学社製 MFR 6)、エチレン-メタクリル酸共重合体 ニュクレル<sup>TM</sup> N1525 (三井デュポンケミカル社製 MFR 25、メタクリル酸量 15 wt %) とポリエチレン-メタクリル酸アイオノマー樹脂 ハイミラン<sup>TM</sup> 1650 (三井デュポンケミカル社製 MFR 5、亜鉛イオンタイプ) を表 11 の組成でブレンドし、金型温度、35℃、金型冷却時間 60 秒、射出時の樹脂温度 180℃ になるように設定し、射出終了からコアバック開始までの時間を 1.0 秒とした以外は、実施例 7 ~ 9 と同様にして発泡製品を得た。樹脂、物理発泡剤のボンベ圧、注入

圧、添加量、キャビティー間隙、発泡製品の製品厚み、発泡倍率、平均セル径、最大セル径、スキン層厚み、平滑性、フラッシュ・シルバー発生状況を表 1 1 に示す。

【 0 1 2 4 】

【表 1 1】

	実施例 32	実施例 33	実施例 34
HDPE 2100J (phr)	100		
MAPL N1525 (phr)		100	80
アイマー 1650 (phr)			20
CO <sub>2</sub> 注入圧 (MPa)	7.2	7.2	7.2
CO <sub>2</sub> 注入圧 (MPa)	3	3	3
CO <sub>2</sub> 注入量 (wt%)	1	1	1
クエン酸 (wt%)	0.04	0.04	0.04
NaHCO <sub>3</sub> (wt%)	0.06	0.06	0.06
キャビティ 間隙 (mm)	射出開始時	1	1
	射出終了時	2	2
	コアバック終了時	4	4
製品厚み (mm)	4	4	4
発泡倍率 (倍)	2	2	2
平均セル径 (μm)	450	200	150
最大セル径 (μm)	900	500	400
スキン層厚み (μm)	450	250	280
平滑性	平滑	平滑	平滑
フラッシュ・シルバー	無し	無し	無し

【 0 1 2 5 】

(実施例 3 5 ~ 3 7)

樹脂としてグラントポリプロ<sup>TM</sup>J 7 3 9 ((株)グラントポリマー製 ブロックポリプロピレン MFR 9 0) にエチレン-αオレフィンゴム タフマー<sup>TM</sup>H 3 5 3 0”(三井化学社製 MFR 3 5)を 2 0 重量部添加し 3 6 mm 二軸押出機にて 2 0 0 °C でペレット化したもの(MFR 7 0)を用い、金型として、縦横が 5 5 0 × 3 0 0 mm で、可動盤側に凸面を有する深さ 5 0 mm の長方形船底形状の金型(ホットランナー付き(2 0 0 °C に設定)、2 点シャットオフゲート付き)を取り付け、可動盤側に表皮材(発泡ポリプロピレンよりなるスポンジ層(厚み 2 mm)、熱可塑性エラストマーシート表皮(厚み 0. 5 mm)、熱可塑性エラストマーシート表皮側が可動盤側)を置き、射出時の金型温度、5 0 °C、金型冷却時間、8 0 秒、射出時の樹脂温度 2 3 0 °C になるように設定し、物理発泡剤として

二酸化炭素を使用した。射出開始時のギャビティ間隙を 1 0 m m にし、射出後直ちに 2 m m まで間隙を狭め、1 秒後、4 m m までコアバックした。物理発泡剤のボンベ圧、注入圧、添加量、ギャビティ間隙、発泡製品の製品厚み、発泡倍率、平均セル径、最大セル径、スキン層厚み、表皮材の皺、表皮材のふくれを表 1 2 に示す。

【 0 1 2 6 】

【表 1 2】

	実施例 35	実施例 36	実施例 37
PP J739C (phr)	80	80	80
PP H3530 (phr)	20	20	20
CO <sub>2</sub> ボンベ圧 (MPa)	7.2	7.2	7.2
CO <sub>2</sub> 注入圧 (MPa)	0.9	0.9	0.9
CO <sub>2</sub> 注入量 (wt%)	0.3	0.3	0.3
クエン酸 (wt%)	0.04	0.04	0.04
NaHCO <sub>3</sub> (wt%)	0.06	0.06	0.06
ギャビティ 間隙 (mm)	射出開始時	10	10
	射出終了時	2	2
	コアバック終了時	3	4
製品厚み (mm)	3	4	5
発泡倍率 (倍)	1.5	2	2.5
平均セル径 (μm)	250	300	350
最大セル径 (μm)	400	500	550
スキン層厚み (μm)	450	400	380
表皮の皺	無し	無し	無し
表皮ふくれ	無し	無し	無し

【 0 1 2 7 】

(実施例 3 8)

金型として、どんぶり容器(口部の直径 1 4 0 m m、底部の直径 1 1 0 m m、高さ 8 0 m m 底の部分にダイレクトゲート付き、底のギャビティ間隙 1 m m の時、側面のギャビティ間隙 1 m m)の金型を取り付け、樹脂としてグラントポリプロ<sup>TM</sup>J707((株)グラントポリマー製 ブロックポリプロピレン MFR 2 3)を用い、金型温度 5 0℃、金型冷却時間 6 0 秒、樹脂温度 2 2 0℃、射出開始時のギャビティ間隙を 0. 4 m m にし、1 m m まで射出しながら間隙を広げた後、2 m m までコアバックした。射出時の金型温度、5 0℃、射出時の樹脂温度 2 3 0℃になるように設定し、射出終了からコアバック開始までの時間を 0. 5

秒とした。物理発泡剤として二酸化炭素を使用した。物理発泡剤のボンベ圧、注入圧、添加量、キャビティー間隙、側面部、底部の発泡製品の製品厚み、発泡倍率、平均セル径、最大セル径、スキン層厚み、平滑性、フラッシュ・シルバー発生状況を表 1 3 に示す。

## 【 0 1 2 8 】

## (実施例 3 9)

射出時に金型を 2 0 m m 開けた状態で実施例 3 8 と同じ計量位置で射出後、直ちに金型キャビティー間隙が 1 . 6 m m になるまで金型を閉じた後、2 m m までコアバックした。金型締めからコアバックまでの時間は 0 . 2 秒とした。実施例 3 8 に比べどんぶりの側面部の発泡倍率が高かった。物理発泡剤のボンベ圧、注入圧、添加量、キャビティー間隙、側面部、底部の発泡製品の製品厚み、発泡倍率、平均セル径、最大セル径、スキン層厚み、平滑性、フラッシュ・シルバー発生状況を表 1 3 に示す。

## 【 0 1 2 9 】

【表 1 3】

		実施例 38	実施例 39
PP J707 (phr)		100	100
CO <sub>2</sub> ボンベ圧 (MPa)		7.2	7.2
CO <sub>2</sub> 注入圧 (MPa)		4	4
CO <sub>2</sub> 注入量 (wt%)		1.3	1.3
クエン酸 (wt%)		0.05	0.05
NaHCO <sub>3</sub> (wt%)		0.10	0.10
キャビティ 間隙 (mm)	射出開始時	0.4	20
	射出終了時	1	20
	コアバック開始時	1	1.6
	コアバック終了時	2	2
側 面 部	製品厚み (mm)	1.2	1.2
	発泡倍率 (倍)	1.2	1.6
	平均セル径 (μm)	300	500
	最大セル径 (μm)	590	900
	スキン層厚み (μm)	400	200
底 面 部	製品厚み (mm)	2	2
	発泡倍率 (倍)	2	1.8
	平均セル径 (μm)	400	450
	最大セル径 (μm)	800	900
	スキン層厚み (μm)	300	200

## 【0 1 3 0】

(実施例 4 0 および 4 1)

樹脂としてグランドポリプロ<sup>TM</sup>J709W((株)グランドポリマー製 ブロックポリプロピレン MFR 55)、金型として、図 5 に示す形状の弁当箱の金型を取り付け、フィルムゲートを用い、射出開始時のキャビティ間隙を 0.2 mm に設定し、射出終了からコアバック開始までの時間を 0.5 秒とし、0.4 mm、0.6 mm までコアバックした。射出時の金型温度、70℃、金型冷却時間 50 秒、射出時の樹脂温度 230℃になるように設定した。物理発泡剤のボンベ圧、注入圧、添加量、キャビティ間隙、発泡製品の製品厚み、発泡倍率、平均セル径、最大セル径、スキン層厚み、平滑性、フラッシュ・シルバー発生状況を表 14 に示す。

## 【0 1 3 1】

【表 1 4】

		実施例 40	実施例 41
PP J709W (phr)		100	100
CO <sub>2</sub> ボンベ圧 (MPa)		7.2	7.2
CO <sub>2</sub> 注入圧 (MPa)		3	3
CO <sub>2</sub> 注入量 (wt%)		1	1
クエン酸 (wt%)		0.05	0.05
NaHCO <sub>3</sub> (wt%)		0.10	0.10
キャビティ 間隙 (mm)	射出開始時	0.2	0.2
	射出終了時	0.2	0.2
	コアバック終了時	0.4	0.6
製品厚み (mm)		0.4	0.6
発泡倍率 (倍)		2	3
平均セル径 (μm)		200	250
最大セル径 (μm)		400	410
スキン層厚み (μm)		100	110

## 【0 1 3 2】

(実施例 4 2 および 4 3)

樹脂としてグランドポリプロ<sup>TM</sup>J705((株)グランドポリマー製 ブロックポリプロピレン MFR10)金型として、図6に示す形状のA4ファイルの金型を取り付け、ファイルの背表紙の部分から射出した。ファイルの淵部分は、円形エッジになる様に金型は、面取りしてある。コアバック開始までの時間を0.5秒とし、1.5mm、2mmまでコアバックし、その後、5秒後に、1.4mm、1.9mmの間隙まで圧縮し、取り出し後の製品のそりを防止した。物理発泡剤のボンベ圧、注入圧、添加量、キャビティ間隙、発泡製品の製品厚み、発泡倍率、平均セル径、最大セル径、スキン層厚み、平滑性、フラッシュ・シルバー発生状況を表15に示す。

## 【0 1 3 3】

【表 15】

		実施例 42	実施例 43
PP J705 (phr)		100	100
CO <sub>2</sub> ポンプ圧 (MPa)		7.2	7.2
CO <sub>2</sub> 注入圧 (MPa)		1.2	1.2
CO <sub>2</sub> 注入量 (wt%)		0.4	0.4
クエン酸 (wt%)		0.04	0.04
NaHCO <sub>3</sub> (wt%)		0.06	0.06
キャビティ 間隙 (mm)	射出開始時	0.4	0.4
	射出終了時	1	20
	コアック開始時	1	1.6
	コアック終了時	1.5	2
製品厚み (mm)		1.5	2
発泡倍率 (倍)		1.5	2
平均径 (μm)		300	350
最大径 (μm)		400	405
スリ層厚み (μm)		250	280

【0134】

【発明の効果】

本発明によれば、ポンプ等に貯蔵された市販の物理発泡剤を減圧弁により、低圧力、一定圧力で射出成形機に供給するため、従来のポンプ等を用い加圧し射出成形機に物理発泡剤を供給する方法に比べ、物理発泡剤供給装置が単純・安価であり、且つ、物理発泡剤配管にポンプ圧以上の圧力が生じることがなく、事故が発生し難く、万一、事故が発生しても被害も少ない。

【0135】

また、物理発泡剤注入圧とシリンダー内の空洞部の圧力差により、物理発泡剤の供給が開始または、停止し、複雑な機構を必要としない。すなわち、ポンプで注入する方法に比べ、金型の動き、スクリーンの動きと連動して、ポンプを動かす様な大がかりな電氣的・機械的に装置を必要とせず、従来の射出成形機が僅かな改造で使用出来る。また、金型内は、射出前は、大気圧下にした状態で良く、カウンタプレッシャー等の装置も必要でなく、型内の空気は、金型を構成する金属板の隙間から逃げるため、空気溜まり等による外観不良も発生し難い。

【0136】



また、本発明では、ゴム弾性を示さない通常の熱可塑性樹脂の場合、発泡倍率は、ほぼ金型のコアバック量で決定されるため、物理発泡剤の混合比が多少変動しても一定寸法の製品が得られ品質の安定性に優れる。

【図面の簡単な説明】

【図 1】 本発明の成形方法の一実施態様を示す射出発泡成形機の断面図である。

【図 2】 図 1 の射出発泡成形機の物理発泡剤注入孔周囲部分の部分断面図である。

【図 3】 図 2 の物理発泡剤注入孔に設けられた逆止弁スクリーが閉じた状態を示す部分断面図である。

【図 4】 スクリーの第二段目圧縮部分の溝部分を通る溶融樹脂の状態を示すため、連続した平面図として描いた模式図である。

【図 5】 本発明の射出発泡成形により得られた成形品の実施例である弁当箱の平面図である。

【図 6】 本発明の射出発泡成形により得られた成形品の実施例であるファイルを示す平面図である。

符号の説明

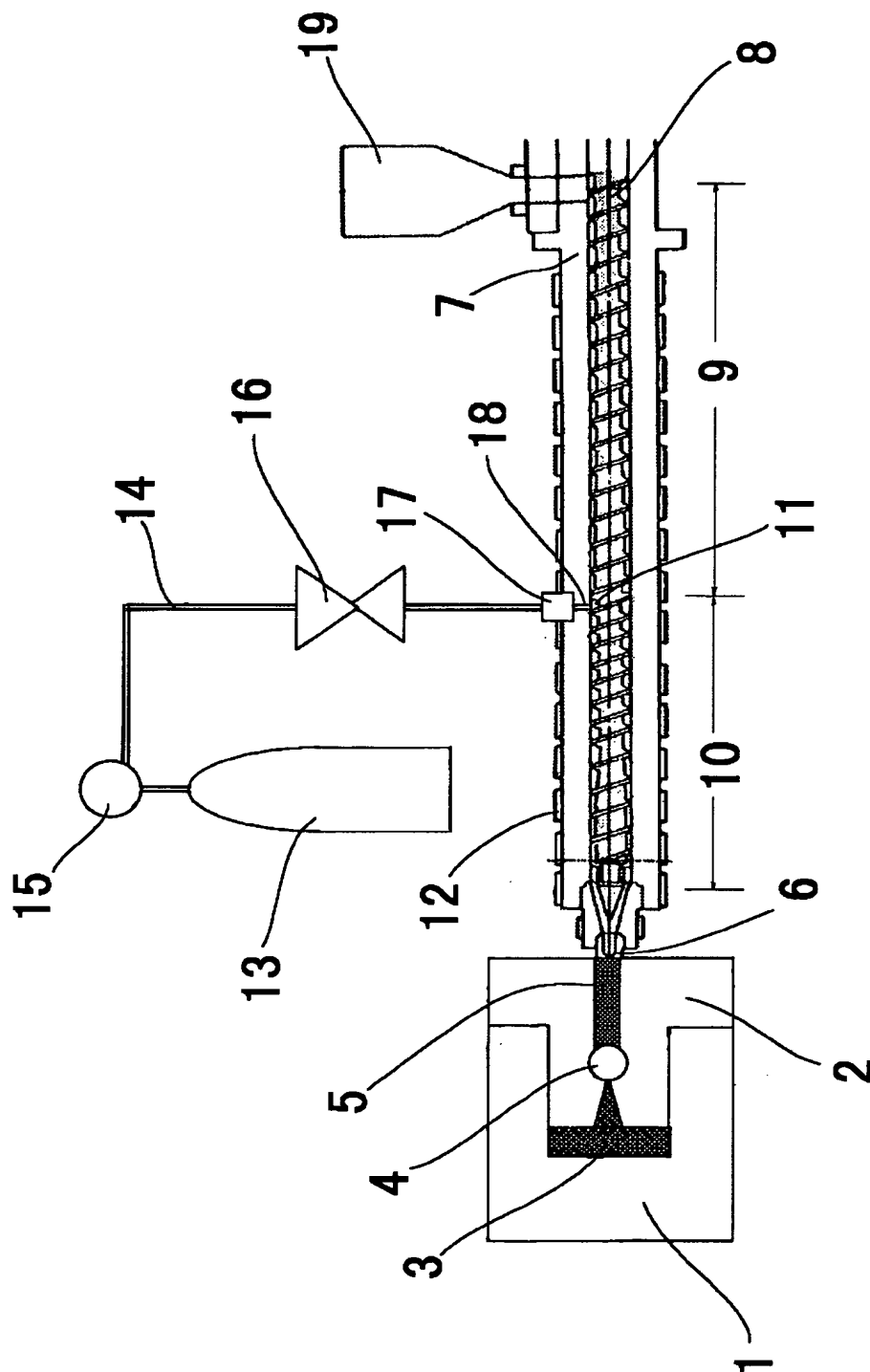
1. 金型コア(移動側)
2. 金型シェル(固定側)
3. 製品
4. シャットオフバルブ
5. ホットランナー
6. 射出成形機ノズル
7. 射出成形機シリンダー
8. 射出成形機二段圧縮シリンダー
9. 第一段目の圧縮部
10. 第二段目の圧縮部
11. 溶融樹脂飢餓状態による減圧部分
12. ヒーター
13. 物理発泡剤ポンプ

- 1 4 . 発泡剤供給配管
- 1 5 . ボンベバルブ
- 1 6 . 減圧弁
- 1 7 . 逆止弁
- 1 8 . 物理発泡剤注入孔
- 1 9 . ホッパー
- 2 0 . 物理発泡剤供給配管
- 2 1 . スクリュー羽
- 2 2 . 樹脂に未混合の物理発泡剤の塊。
- 2 3 . フィルムゲート
- 2 4 . おかずを詰める部分。
- 2 5 . 曲げ強さ向上のための凹凸
- 2 6 . 仕切部分
- 2 7 . 曲げ強さ向上のための凹凸
- 2 8 . ご飯を詰める部分
- 2 9 . ファイル表表紙
- 3 0 . ファイル背表紙
- 3 1 . ゲート
- 3 2 . 発泡後の圧縮により、発泡部が押しつぶされ成形されたヒンジ部
- 3 3 . ファイリング金具取り付け部分

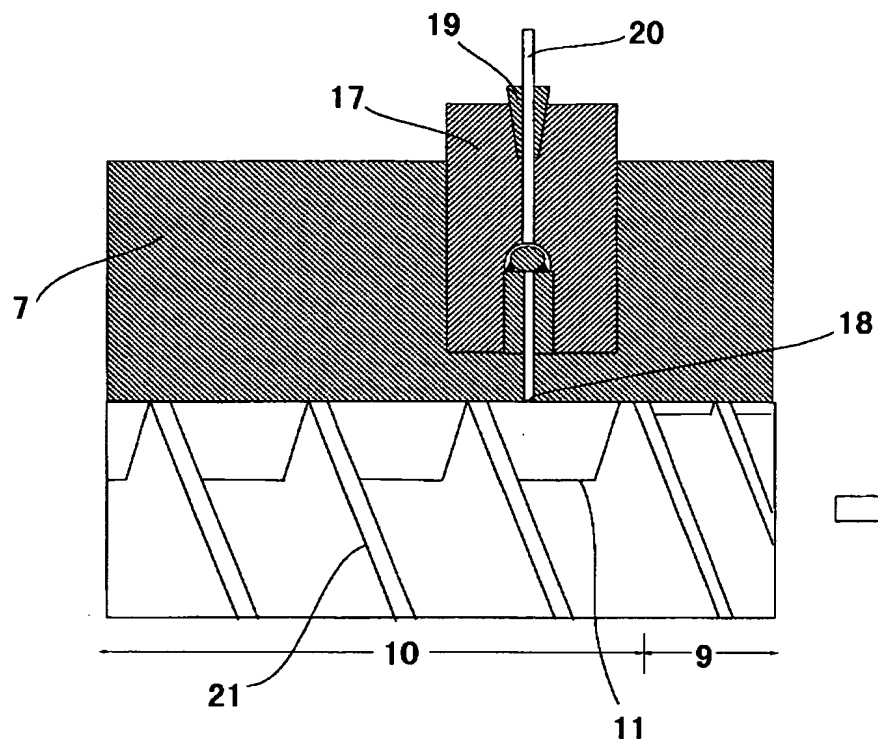
【書類名】

図面

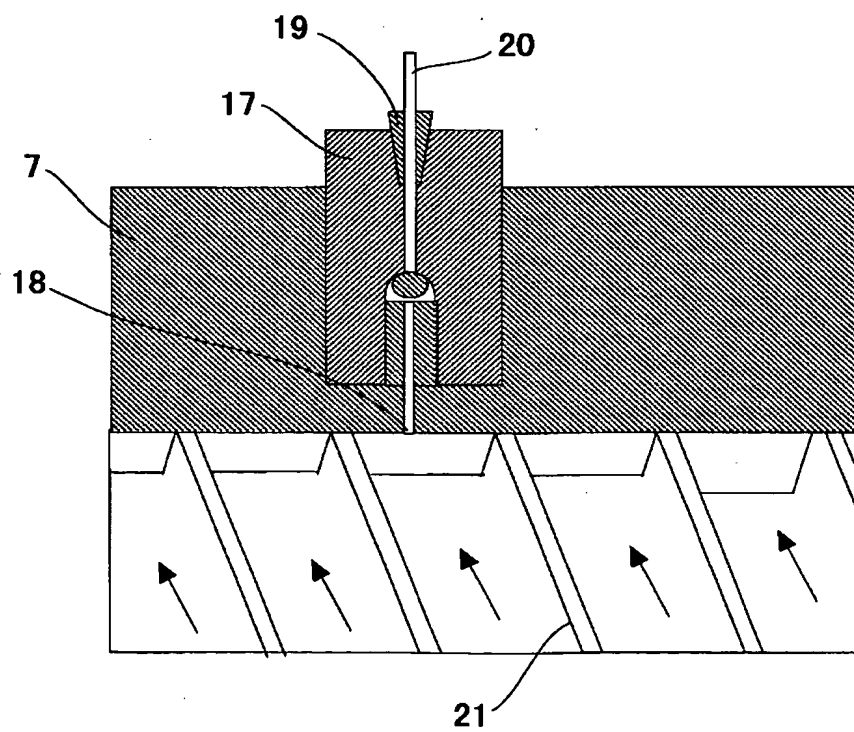
【図 1】



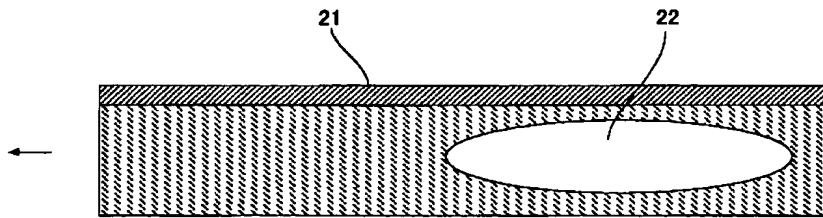
【図 2】



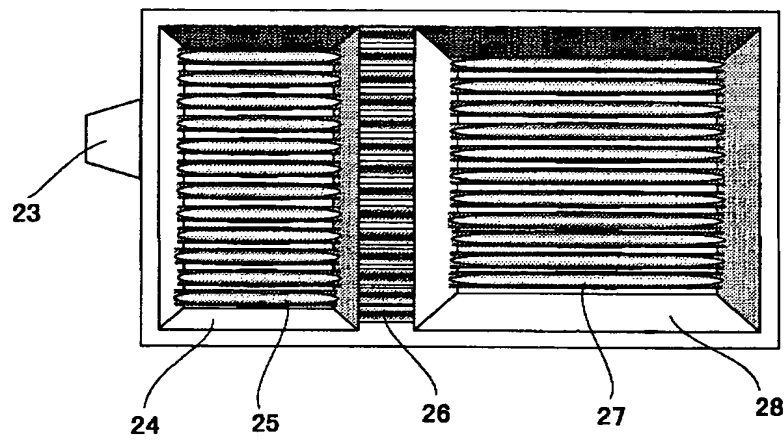
【図 3】



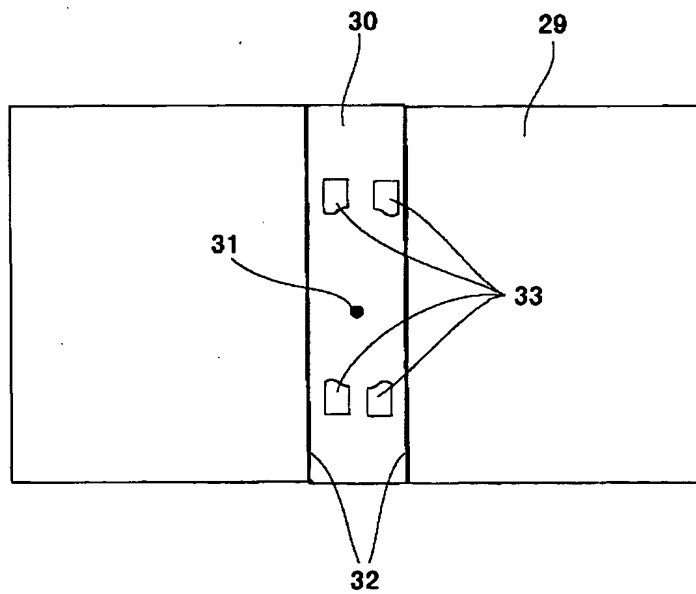
【図 4】



【図 5】



【図 6】



【書類名】 要約書

【要約】

【課題】 昇圧設備を必要とせずに低圧で射出成形機のシリンダーへの物理発泡剤注入ができ、金型動作およびスクリュウの動きに対応した物理発泡剤の注入が可能であり、かつ金型を高圧に保つことなく射出発泡でき、外観良好で、高発泡倍率の射出発泡製品を得ることができる射出発泡方法を提供すること。また、それらの射出発泡方法に適した樹脂組成物を提供すること。

【解決方法】 二段圧縮スクリュウを有する射出成形機を用いて、シリンダー途中から物理発泡剤を供給する熱可塑性樹脂の射出発泡成形において、

(1) 物理発泡剤を、貯蔵タンクから貯蔵圧力よりも低い圧力で、射出成形機シリンダー内との圧力差により供給すること、

(3) 該物理発泡剤の供給を、スクリュウを射出方向へ最も前進させた時の、射出方向にスクリュウの二段目の開始点からスクリュウ外径の9倍の長さまでの範囲で行うこと、および

(3) 射出成形機の金型のキャビティー内をほぼ大気圧にし、射出充填後、キャビティー内の容積を膨張させ発泡体を得る射出発泡成形方法。およびそれに適した樹脂組成物。

【選択図】 なし

認定・付加情報

特許出願の番号	特願 2000-187298
受付番号	50000780096
書類名	特許願
担当官	第三担当上席 0092
作成日	平成12年 6月23日

<認定情報・付加情報>

【提出日】	平成12年 6月22日
-------	-------------

出 願 人 履 歴 情 報

識別番号 [000005887]

1. 変更年月日 1997年10月 1日  
[変更理由] 名称変更  
住 所 東京都千代田区霞が関三丁目2番5号  
氏 名 三井化学株式会社